

531,064

(12) DEMANDE INTERNATIONALE PUBLIÉE EN VERTU DU TRAITE DE COOPÉRATION
EN MATIÈRE DE BREVETS (PCT)(19) Organisation Mondiale de la Propriété
Intellectuelle
Bureau international(43) Date de la publication internationale
29 avril 2004 (29.04.2004)

PCT

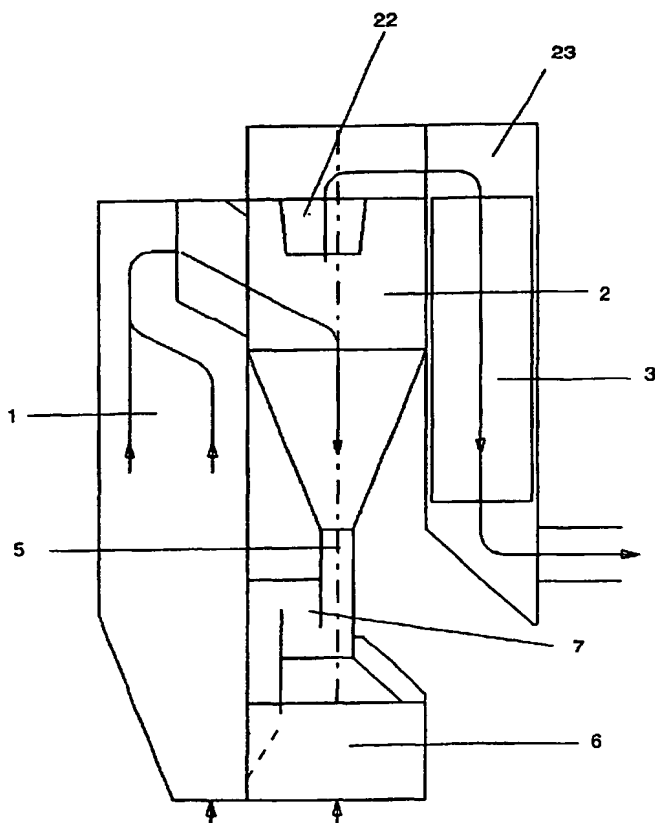
(10) Numéro de publication internationale
WO 2004/036118 A2

- (51) Classification internationale des brevets⁷ : **F23C**
- (21) Numéro de la demande internationale : **PCT/FR2003/050081**
- (22) Date de dépôt international : 7 octobre 2003 (07.10.2003)
- (25) Langue de dépôt : français
- (26) Langue de publication : français
- (30) Données relatives à la priorité :
02/12762 14 octobre 2002 (14.10.2002) FR
- (71) Déposant (pour tous les États désignés sauf US) : **AL-STOM (SWITZERLAND) LTD [CH/CH]**; Brown Boveri
Stre. 7/699/5, CH-5401 Baden (CH).
- (72) Inventeur; et
- (75) Inventeur/Déposant (pour US seulement) : **BAGLIONE, Daniel [FR/FR]**; 26, Villa Remond, F-94250 Gentilly (FR).
- (74) Mandataire : **DE LAMBILLY, Marie-Pierre**; 25, avenue Kléber, Legal-IP, F-75116 Paris (FR).
- (81) États désignés (national) : AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BY, BZ, CA, CH, CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NI, NO, NZ, OM, PH, PL, PT, RO, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, YU, ZA, ZM, ZW.
- (84) États désignés (régional) : brevet ARIPO (GH, GM, KE, LS, MW, MZ, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), brevet

[Suite sur la page suivante]

(54) Title: CIRCULATING FLUIDIZED BED REACTOR WITH SEPARATOR AND INTEGRATED ACCELERATION DUCT

(54) Titre : REACTEUR A LIT FLUIDISE CIRCULANT AVEC SEPARATEUR ET GAINÉ D'ACCELERATION INTEGREE



(57) Abstract: The invention concerns a circulating fluidized bed comprising a reaction chamber (1) connected by an acceleration duct (4) to a centrifugal separator (2) for separating hot gas particles derived from said chamber (1). The invention is characterized in that the acceleration duct (4) is arranged partly in the upper part of the chamber (1).

(57) Abrégé : Réacteur à lit fluidisé circulant comprenant une chambre de réaction (1) relié par une gaine d'accélération (4) à un séparateur centrifuge (2) pour séparer des particules à partir de gaz chauds venant de ladite chambre (1) caractérisé en ce que la gaine d'accélération (4) est disposée en partie dans le haut de la chambre (1).

WO 2004/036118 A2



eurasien (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), brevet européen (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IT, LU, MC, NL, PT, RO, SE, SI, SK, TR), brevet OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

En ce qui concerne les codes à deux lettres et autres abréviations, se référer aux "Notes explicatives relatives aux codes et abréviations" figurant au début de chaque numéro ordinaire de la Gazette du PCT.

Publiée :

— *sans rapport de recherche internationale, sera republiée dès réception de ce rapport*

REACTEUR A LIT FLUIDISE CIRCULANT AVEC SEPARATEUR ET GAINE D'ACCELERATION INTEGREE

La présente invention concerne les réacteurs à lit fluidisé
circulant de réaction gaz solides et de production d'énergie et les
5 chaudières.

Ces réacteurs comprennent une chambre de réactions où ont lieu
les réactions gaz solides, un séparateur centrifuge et au moins un
échangeur de chaleur de réglage de la température de la chambre de
réactions.

10 Les chaudières comprennent un foyer où est brûlé le combustible,
un séparateur centrifuge et au moins un échangeur de chaleur de
réglage de la température de la chambre de réactions.

Pour simplifier, on ne décrira dans l'état de la technique de la
présente demande que le cas de la chaudière à lit fluidisé circulant.

15 Le combustible circule dans un lit fluidisé constitué de particules
en suspension dans l'air. La fluidisation entraîne les particules vers le
haut du foyer ou de la chambre de réactions où elles sont évacuées
vers un séparateur centrifuge de section circulaire qui permet de
séparer les particules des fumées. La vitesse des fumées est de 3 à 6,5
20 m/s dans le foyer et de 4 à 6,5 m/s dans l'axe du séparateur. La
charge en particules solides dans les fumées peut atteindre 20kg/Nm^3
et la granulométrie des particules en circulation est inférieure à 500μ .

Le séparateur centrifuge comprend une chambre verticale à
tourbillon qui possède des parois verticales, au moins un orifice
25 d'admission pour recevoir les fumées à épurer et disposé dans la partie
haute du séparateur, au moins un orifice d'évacuation pour les fumées
épurées et au moins un orifice d'évacuation pour les particules
séparées disposé dans la partie basse du séparateur et relié au bas du
foyer. L'orifice d'évacuation des fumées épurées est placé en partie
30 haute du séparateur soit au-dessus de la zone où les particules sont
séparées.

Les parois du séparateur se resserrent vers le bas afin de canaliser les particules captées vers l'orifice d'évacuation inférieure. Selon la forme du séparateur cette partie basse est de forme conique.

Une partie des particules captées est refroidie par leur passage
5 dans un circuit parallèle de refroidissement et réintroduites dans le bas du foyer ou de la chambre de réactions où elles recommencent un nouveau cycle afin de maintenir un lit fluidisé dans le foyer ou la chambre de réactions, l'autre partie des particules est réintroduite directement dans le bas du foyer ou de la chambre de réactions. Ce
10 circuit constitue la boucle solides chambre de réactions.

Afin de réduire le taux de SO_2 émis, des particules de calcaire sont introduites dans le lit fluidisé circulant. Cependant ces particules ne sont que partiellement sulfatées à chaque passage dans le foyer ou de la chambre de réactions. Il faut donc s'assurer qu'elles restent le
15 plus longtemps possible dans le lit fluidisé circulant.

Les fumées sont évacuées à l'atmosphère après un passage dans une suite d'échangeurs situés dans une cage arrière de la chaudière où elles sont refroidies.

Le contrôle de la température du foyer ou de la chambre de
20 réactions peut être effectué par des échangeurs à lits fluidisés situés dans des lits extérieurs tubés ou non et pouvant être accolés au bas du foyer ou de la chambre de réactions. Les échangeurs situés dans le foyer ou la chambre de réactions sont des échangeurs en L ou en U et/ou des panneaux de tubes oméga.

25 Les particules qui circulent dans la boucle solides chambre de réactions sont très érosives pour les parois des certains éléments du circuit, tel que le bas foyer ou la chambre de réactions, le séparateur, la gaine d'entrée et la gaine de retour des solides, ce qui nécessite de couvrir les parois d'une épaisseur importante de matériau réfractaire.
30 Ceci entraîne une augmentation importante du coût de fabrication de la chaudière et une augmentation significative du poids suspendu.

L'augmentation du poids suspendu oblige à prévoir des charpentes renforcées pour soutenir ces éléments. Ces matériaux réfractaires ont une inertie thermique importante qui augmente le temps de chauffage et de refroidissement de la chaudière, lors des arrêts et des redémarrages.

Il est aussi possible de réaliser certains parois du séparateur en tubes parallèles reliés entre eux par des ailettes, les tubes sont traversés par un fluide caloporteur tel que de l'eau et/ou de la vapeur et constituent ainsi des surfaces de refroidissement. Les parois ainsi refroidies permettent de réduire l'épaisseur de la couche matériau réfractaire nécessaire. Cependant la réalisation de ces parois pour une géométrie circulaire du séparateur est complexe et coûteuse. En effet, la circulation de l'eau dans les parois nécessite une multitude de tubes d'alimentation, d'évacuation et de raccords.

Par ailleurs, l'arrangement de la boucle solide chambre de réactions avec des éléments indépendants reliés entre eux par des gaines dans lesquelles circulent les solides ou les gaz présente un encombrement et un poids important.

On a donc cherché à optimiser ce type d'installation en créant des parois planes pour le séparateur centrifuge de section distinctement non circulaire comme dans les brevets EP 481 438 et EP730 910. Cette solution permet d'utiliser une couche mince matériau réfractaire sur la paroi du séparateur et donc d'en réduire le poids. Cette solution permet également de créer un module qui peut être reproduit quand on souhaite augmenter la puissance de l'installation. Cependant ce type de solution n'est pas satisfaisant car les fumées entrent dans le séparateur centrifuge par un orifice qui ne permet pas d'accélérer suffisamment les particules et les gaz contenus dans lesdites fumées. Leur vitesse étant insuffisante, la séparation des particules se fait difficilement dans le séparateur. Ce qui entraîne une déperdition des particules du lit dans les fumées évacuées à la sortie du séparateur. Ce qui est très défavorable du point de vue du transfert de chaleur dans le

foyer, du taux de la sulfatation des fines particules de chaux dans le foyer et de l'oxydation des fines particules de carbone dans le foyer ou la chambre de réactions. Les fines particules sont rejetées dans l'atmosphère avant une quasi totale sulfatation ou oxydation.

5 On a alors proposé, comme dans la demande EP 01 402 809.6 du demandeur, d'utiliser les parois de la cage arrière comme parois communes de refroidissement au foyer ou à la chambre de réactions d'une part et au séparateur centrifuge d'autre part afin de pouvoir
10 placer une gaine d'accélération entre le foyer ou la chambre de réactions et le séparateur. Cet ensemble constitue un module de base. Cette gaine d'accélération permet de faire passer les fumées de 15-20 m/s en entrée de gaine à 25-35 m/s en sortie de gaine et ce qui permet de mettre en vitesse les particules solides afin de mieux les séparer par
15 effet centrifuge et de provoquer une pré-séparation des particules contenues dans les fumées sur les parois de la gaine. Une autre caractéristique fondamentale réside dans la forme pyramidale de la partie basse du séparateur, cette forme en tronc de pyramide permet d'éviter de faire rebondir l'écoulement en tourbillon des fumées sur une des parois de la partie basse. Cependant cette configuration du module
20 de base oblige à placer le foyer (ou la chambre de réactions), le séparateur et la cage arrière en angle droit, le séparateur ayant une paroi commune avec la cage arrière. Lorsque l'on souhaite augmenter la puissance de l'installation, il faut augmenter le nombre de séparateurs, et cette forme du module de base ne permet pas de
25 réaliser facilement des assemblages impairs à partir de trois séparateurs.

La présente invention est à la fois simple et économique tout en restant modulaire quel que soit le nombre de séparateurs désirés et permettant une excellente séparation des particules dans le séparateur,
30 elle permet une augmentation facile de capacité, une augmentation maximum de surfaces de parois communes, une diminution des réfractaires utilisés, des joints d'expansion, de poids, des charpentes,

de l'encombrement, tout en améliorant les temps de chauffage, de refroidissement et la circulation des particules dans le circuit et en réduisant la maintenance. Elle permet également une pré-séparation des particules dans le haut de la chambre de réactions. L'invention permet simultanément d'obtenir d'excellentes performances de
5 séparation du séparateur et donc un meilleur taux de recirculation interne des particules fines, d'où une augmentation du temps de séjour des particules, une diminution des réactifs n'ayant pas réagi et pour les chaudières, une augmentation du taux de sulfatation du calcaire introduit ce qui permet de réduire la quantité de calcaire introduit.
10 L'augmentation de la recirculation interne des particules permet aussi une augmentation des coefficients d'échange dans la partie supérieure de la chambre de réactions et la forte teneur en fines particules en circulation dans le lit réduit son caractère érosif. La fraction des
15 cendres volantes s'échappant du séparateur est réduite, ce qui diminue l'érosion, l'encrassement et les émissions secondaires de CO par les échangeurs de chaleur de la cage arrière en aval du séparateur.

La présente invention concerne un réacteur à lit fluidisé circulant comprenant une chambre de réactions reliée par une gaine
20 d'accélération à un séparateur centrifuge pour séparer des particules à partir de gaz chauds venant de ladite chambre de réactions et caractérisé en ce que la gaine d'accélération est disposée au moins en partie dans le haut de la chambre de réactions et le séparateur centrifuge présente des parois verticales sensiblement rectilignes. Le
25 placement de la gaine d'accélération dans la chambre permet un écoulement horizontal centrifuge des fumées au sommet de la chambre qui fait passer les particules d'environ 6m/s vertical à 16m/s horizontal. Cette solution permet de réduire la distance entre la chambre de réactions et le séparateur tout en permettant d'utiliser une gaine
30 d'accélération qui améliore les performances de séparation du séparateur. Elle permet aussi d'utiliser les tubes de la chambre de réactions comme parois de la gaine à la fois sur le côté extérieur, appelé aussi extradados, et sur le plafond. Le chambre de réactions

assure également le support de la gaine. Cette configuration procure une compacité très élevée puisque la gaine est intégrée en partie à la chambre de réactions. Le séparateur classique de section circulaire est remplacé par un séparateur de section polygonale et notamment carrée ou rectangulaire.

Selon une caractéristique particulière de l'invention, la gaine d'accélération est disposée en totalité dans la haut de la chambre de réactions. Si l'on souhaite réduire au maximum la distance entre la chambre et le séparateur, il suffit d'intégrer la gaine d'accélération tout entière dans la chambre de réactions.

Selon une première variante de l'invention, la gaine d'accélération comporte une bouche d'entrée sensiblement perpendiculaire à l'extrados de la gaine. La gaine se décompose en deux parties, avant et arrière, qui sont dans le prolongement l'une de l'autre. Dans ce cas, le plancher de la gaine ne présente qu'une fraction de la largeur de la paroi de la chambre de réactions parallèle à l'extrados de la gaine et pouvant constituer ledit extrados.

Selon une deuxième variante de l'invention, la gaine d'accélération comporte une bouche d'entrée sensiblement parallèle à l'extrados de la gaine. Les deux parties de la gaine forment un angle. Cette configuration est plus facile à construire. Le plancher de la gaine représente la totalité de la largeur de la paroi de la chambre de réactions parallèle à l'extrados de la gaine et pouvant constituer ledit extrados.

Selon une autre caractéristique, le séparateur centrifuge comporte une paroi commune avec la chambre de réactions. Les parois du séparateur étant rectilignes tout comme celles de la chambre de réactions, elles peuvent être jointives. Cette paroi peut être simple ou double.

Selon une caractéristique particulière de l'invention, le séparateur centrifuge comporte une paroi commune avec la cage arrière. Afin de

réduire encore les coûts de fabrication du réacteur, on fusionne les deux parois en une seule. La liaison entre les sorties du séparateur et la cage arrière sont réalisées de façon conventionnelle tubée ou non. L'extrême compacité de la configuration permet de minimiser la longueur des ces gaines de liaison, voire de ne conserver qu'un simple plénum de liaison. On entend par plénum dans ce cas, le prolongement des parois du séparateur et de la cage arrière qui constituent alors une prolongation vers le haut desdits éléments et qui servent de conduits par une ouverture dans la paroi commune.

Selon une variante de l'invention, le chambre de réactions comporte une paroi commune avec la cage arrière. Dans cette configuration en équerre, le chambre de réactions est placée entre le séparateur et la cage arrière.

La disposition des différents éléments conduit à augmenter la compacité du réacteur et permet ainsi de réaliser facilement le cas échéant des réacteurs sous pression. Le rapport entre les parois rapprochées, c'est à dire dont la distance est inférieure à 15% de la plus grande des dimensions de la section horizontale de la chambre de réactions, et les parois isolées est maximisé.

Selon une autre caractéristique particulière, l'ensemble constitué de la chambre de réactions, du séparateur et de la cage arrière constitue un module de base aligné ou en équerre selon la variante retenue. Un module ainsi constitué peut fournir une puissance maximum de 100MWe pour une chaudière.

Ainsi dans la variante alignée, avec un module de base de 100MWe, on peut par exemple réaliser des chaudières de 100MWe à 500MWe en accolant les modules et de 200MWe à 1000MWe en doublant le nombre de modules par symétrie du premier module.

Par exemple, dans la variante en équerre et pour un module de base de 100MWe, on double le module de base par symétrie par rapport au plan chambre de réactions cage arrière, puis on juxtapose

de façon multiple ce nouveau sous-ensemble si on veut réaliser des chaudières de 100MWe à 1000MWe.

Pour les configurations avec séparateur de part et d'autre en symétrie de la chambre de réactions, on peut simplifier l'ensemble réalisé en ne prévoyant qu'une seule cage arrière disposée d'un côté et relié aux sorties des séparateurs de l'autre côté de façon conventionnelle par des gaines de liaisons tubées ou non et situés ou non au-dessus de la chambre de réactions. Dans le cas où les gaines de liaison seraient situées au-dessus de la chambre de réactions, elles constituent ainsi une extension de la chambre de réactions. Le plafond de la chambre de réactions peut donc former le plancher de ces gaines de liaison et les parois verticales de ces gaines sont alors dans la continuité des parois verticales de la chambre de réactions et supportent alors le poids de ces parois.

Selon une caractéristique particulière la chambre de réactions et le séparateur ont des parois extérieures alignées. Ainsi l'extérieur du module ou de l'ensemble des modules de base symétrisés et/ou juxtaposés, a des parois latérales extérieures planes donc alignées côté chambre de réactions et séparateur.

Selon une autre caractéristique, la puissance du réacteur est fonction du nombre des modules utilisés. Si l'on souhaite obtenir une puissance déterminée, il suffit de multiplier le nombre de module par le coefficient obtenu en divisant la puissance désirée par la puissance du module de base. Dans ces modules, il est possible de regrouper la partie chambre de réactions de chacun des modules pour constituer une seule chambre de réactions. De la même façon, la partie cage arrière de chaque module peut être regroupée en une seule cage.

Selon une caractéristique particulière, deux modules adjacents comprennent au moins une paroi commune. La configuration particulière du module de base permet de facilement construire le

réacteur, en effet comme ses cotés sont rectilignes, on peut facilement juxtaposer deux ou plusieurs modules de base.

Selon une autre caractéristique, la paroi commune à deux modules et placée entre deux séparateurs est partielle. Cette paroi peut
5 être coupée en totalité ou en partie soit verticalement, soit horizontalement, soit comporter des orifices. Les deux séparateurs des modules de base voisins comportent une paroi qui part de la partie haute du séparateur et qui s'arrête à une certaine distance du haut, et au plus bas dans la zone de rétrécissement du séparateur
10 correspondant à l'évacuation des particules. Cette paroi est droite sans rétrécissement vers le bas, elle est ainsi plus simple donc plus facile à réaliser. Pour des raisons d'équilibrage de pression interne entre séparateurs adjacents (orifice d'évacuation bouché par exemple), il peut s'avérer nécessaire que la paroi commune comporte des
15 ouvertures voire pas de paroi du tout.

Selon une autre caractéristique, les chambres de réaction de deux modules adjacents sont réunies. La chambre de réactions est unique quel que soit le nombre de modules de base utilisés, mais sa taille est définie par le nombre de modules utilisés.

20 Selon une autre caractéristique particulière, les cages arrière de deux modules adjacents sont réunies. La cage arrière est unique quel que soit le nombre de modules utilisés, sa taille peut donc être plus petite que celle définie par le nombre de modules utilisés. Dans le cas où les modules sont disposés par symétrie par rapport à la chambre de
25 réactions, une seule cage arrière est prévue d'un des cotés et les gaines de liaisons passent alors au-dessus de la chambre.

Selon une caractéristique de l'invention, une des parois de la chambre de réactions comporte au moins un déflecteur d'entrée de la gaine d'accélération. Afin de faciliter l'entrée des particules et des
30 fumées dans la gaine un déflecteur est disposé de façon appropriée.

Selon une caractéristique particulière, les parois sont tubées. Le fait qu'elles soient rectilignes facilite leur réalisation et donc leur coût. Ainsi les parois de la gaine d'accélération, du séparateur, y compris la partie basse, et de la chambre de réactions sont tubées.

5 Selon une autre caractéristique, les parois de la gaine d'accélération, du séparateur, le bas et le haut de la chambre de réactions sont recouvertes d'une couche de matériau réfractaire. La température et l'érosivité des particules circulant dans les différents éléments nécessite l'utilisation d'une couche de matériau réfractaire qui
10 peut être moins épaisse quand les parois sont refroidies, ce qui permet de réduire le poids, car ces matériaux sont assez lourds. La couche de réfractaire est ainsi beaucoup plus faible sur les parois de la gaine d'accélération, du séparateur et du bas et du haut chambre de réactions dans la zone de la gaine que la solution traditionnelle non
15 tubée.

Selon une caractéristique particulière, les parois de la partie de la gaine d'accélération située dans le haut chambre de réactions utilisent des tubes pris dans les parois de la chambre de réactions. Dans ce cas les tubes pris en dérivation dans les parois de la chambre de réactions
20 sont dans la continuité des circuits eau/vapeur de refroidissement de ces parois. Par exemple, une partie des tubes d'une des parois de la chambre de réactions sont déviés vers l'intérieur de la chambre de réactions afin de former d'abord le plancher de la gaine, puis dans la continuité la paroi verticale située dans la chambre de réactions, soit
25 l'intrados de la gaine. L'extrados de la gaine est formé par les tubes non déviés restant de la paroi de la chambre de réactions. Le plafond de la gaine peut être formé par le plafond de la chambre de réactions. Si le plancher de la gaine nécessite d'être renforcé, plusieurs rangées de tubes peuvent être disposées. Des tubes déviés forment d'abord une
30 première rangée puis une deuxième rangée superposée et reliée à la première afin de donner au plancher l'inertie suffisante et revenir prendre leur place dans la paroi de la chambre de réactions. Le tube

forme ainsi un aller retour sous le plancher de la gaine. Les tubes utilisés pour former les parois de la gaine peuvent être soit ceux de l'enveloppe extérieure de la chambre de réactions soit des parois internes de séparation de la chambre de réactions. Le chambre de réactions porte ainsi la gaine d'accélération.

Selon une autre caractéristique, les parois de la partie de la gaine d'accélération située dans la chambre de réactions utilisent des tubes pris dans les parois du séparateur. La gaine située dans la chambre de réactions peut ainsi être constituée de tubes de la chambre et/ou de tubes du séparateur.

Selon une variante de l'invention, les parois de la gaine d'accélération sont constituées de tubes formant un circuit distinct. Les tubes de la gaine sont indépendants de ceux des parois de la chambre de réactions et des parois du séparateur.

Selon une autre caractéristique particulière, les parois de la gaine sont réalisées en utilisant des tubes des parois de la chambre de réactions et du séparateur. Une partie de la paroi est réalisée avec les tubes provenant de la chambre de réactions et l'autre partie de ceux provenant du séparateur en proportion quelconque, on optimise ainsi les deux circuits.

Selon une autre caractéristique, le déflecteur est formé par des tubes déviés venant des parois de la chambre de réactions. Le coin de la chambre de réactions où est placé le déflecteur est arrondi ou biseauté pour constituer un déflecteur et donc les tubes constituant les parois de la chambre de réactions sont déviés pour constituer ledit déflecteur.

Selon une autre caractéristique, un déflecteur est formé par un arrondi des tubes du plancher de la gaine. De cette façon, les tubes du plancher de la gaine constituée de dérivation des parois de la chambre de réactions, et/ou du séparateur, et/ou d'un circuit distinct, peuvent

former un arrondi ou un biseau sous ledit plancher et ainsi constituer le déflecteur.

Selon une autre caractéristique, le plancher de la gaine possède au moins une inclinaison vers le séparateur. Le plancher présente une
5 pente dirigée vers le séparateur afin de guider les particules qui se sont déposées vers le séparateur.

Selon une autre caractéristique, le plancher de la gaine possède au moins une inclinaison vers l'extrados de la gaine. Afin de favoriser la séparation des particules le plancher est incliné vers l'extrados de la
10 gaine, soit sur une paroi qui est dans le prolongement de la face de captation des solides dans le séparateur.

Selon une caractéristique particulière, les parois extérieure et intérieure de la gaine présentent plusieurs changements de section. Ces changements de section permettent d'optimiser la vitesse des
15 particules.

Le contrôle de la température de la chambre de réactions peut être effectuée par des échangeurs à lits fluidisé situés dans des lits extérieurs tubes ou non et pouvant être accolés au bas de la chambre de réactions. Les échangeurs situés dans la chambre de réactions sont
20 des échangeurs en L, et/ou en U, et/ou des panneaux oméga.

Selon une variante particulière de l'invention, l'évacuation des gaz du séparateur centrifuge se fait par un conduit vertical situé à l'intérieur dudit séparateur et qui dirige les gaz vers le bas du séparateur. Le conduit pourra être couvert de réfractaire à la fois à
25 l'intérieur et à l'extérieur. Le conduit pourra être tubé ou non. La sortie des gaz étant effectuée par le bas le conduit ne dépasse pas au dessus du séparateur ce qui permet d'avoir une hauteur réduite pour l'ensemble et de pouvoir éventuellement poser ladite cage arrière sur le sol. Cette construction permet de réduire le nombre de collecteur des
30 échangeurs et les longueurs de tuyauteries associées.

Selon une autre caractéristique de la variante particulière, le conduit est placé au milieu du séparateur. La position centrale permet une meilleure circulation des particules et des fumées. La place prise sur la section du séparateur devra être compensée par une augmentation de la section horizontale du séparateur afin que la place laissée à la circulation des particules soit identique à la solution d'évacuation des gaz par le haut de façon classique. Si on est limité par la taille du chambre de réaction, il faut alors élargir la section par l'arrière en utilisant une section rectangulaire.

Selon une caractéristique supplémentaire, un déflecteur est placé en haut du séparateur. Ce déflecteur sert à diriger les gaz vers le conduit central d'évacuation des gaz, il est positionné sensiblement dans l'alignement du conduit d'évacuation.

Selon une caractéristique complémentaire, le déflecteur a une section au moins égale à celle du conduit d'évacuation des fumées, sa position est sensiblement alignée avec celle du conduit d'évacuation et sa hauteur est inférieure à celle de la partie à section constante du séparateur. Il facilite ainsi le passage des gaz vers le conduit d'évacuation.

Selon une autre caractéristique, le séparateur est porté par au moins un des conduits d'évacuation du séparateur. Le conduit vertical d'évacuation des fumées monte au moins jusqu'à la partie conique du séparateur et descend jusqu'à la cage arrière si celle-ci est suffisamment basse le conduit peut servir de pied au séparateur. Le conduit d'évacuation des particules du séparateur descend suffisamment bas pour servir de support au séparateur et comme la cage arrière n'est plus suspendue audit séparateur le poids de celui-ci est grandement réduit.

Selon une autre caractéristique, la cage arrière est horizontale. Comme le séparateur est autoporteur et que l'évacuation des fumées se fait par le bas, la cage arrière n'a plus besoin d'être plus haute que le

séparateur, elle peut donc être placée horizontalement et bas. Cette construction permet une récupération fractionnée des métaux lourds contenus dans les cendres. En effet, les métaux lourds se condensent sur les cendres contenues dans les fumées de façon progressive au fur et à mesure du refroidissement des fumées. Les températures de condensation sont spécifique à chaque type de métal. Il est donc possible sous une chaudière horizontale comportant plusieurs trémies pour les cendres sous les appareils suspendus d'extraire des cendres plus ou moins chargées en métaux lourds ce qui peut présenter un avantage pour leur valorisation ultérieure.

Selon une autre caractéristique, la cage arrière est située en dessous du séparateur. Afin d'améliorer la compacité de l'ensemble, il est possible de placer la cage arrière sous le séparateur qui est alors soutenu par ladite cage arrière.

Selon une autre disposition, la cage arrière est posée sur des massifs en béton. L'évacuation des gaz du séparateur se faisant par le bas, la cage arrière pouvant être positionnée bas, il est possible de la poser directement sur le sol sur un massif de soutènement. On peut alors supprimer la charpente métallique qui supporte habituellement ces ensembles, d'où un gain important de coût et de poids de l'ensemble. Ceci présente également l'intérêt de raccourcir les tuyauteries de liaison entre la cage arrière et la turbine ce qui est une source de réduction de coûts supplémentaire. L'ensemble est alors directement supporté sur le sol par un massif en béton ou une structure métallique de soutènement. Il est également possible de suspendre à mi-hauteur l'ensemble, ce qui présente l'avantage de limiter l'utilisation de patins de frottement nécessaires à la solution posée tout en minimisant la charpente métallique. On a ainsi un éventail de choix plus étendu ce qui permet de répondre à plus contraintes venant des clients et donc d'offrir la solution la plus adaptée.

Selon une autre variante, un séparateur secondaire est placé entre le séparateur principal et la cage arrière. Ce séparateur pourra être rond, polygonal ou carré. Ce séparateur secondaire permet d'augmenter la captation des poussières contenues dans les fumées afin de pouvoir les réinjecter dans le foyer et d'augmenter leur conversion (soit réduire les imbrûlés solides et la consommation de calcaire) ainsi que de réduire la charge érosive dans la chaudière de récupération.

L'invention sera mieux comprise à la lecture de la description qui va suivre sur une chaudière qui est un type particulier de réacteur, donnée uniquement à titre d'exemple et faite en se référant aux dessins annexés dans lesquels :

- la figure 1 représente une première variante de chaudière ou de réacteur selon l'invention en vue de dessus, avec une gaine comportant une bouche d'entrée perpendiculaire à l'extrados de la gaine et disposée dans la chambre de réactions,

- la figure 2 représente une chaudière ou un réacteur selon l'invention en vue de dessus avec une gaine comportant une bouche parallèle à l'extrados de la gaine et disposée dans le foyer,

- la figure 3 est une seconde variante de chaudière ou de réacteur suivant l'invention en vue du dessus,

- la figure 4 est une chaudière ou de réacteur avec deux modules de la première variante en vue de dessus,

- la figure 5 est une chaudière ou de réacteur avec trois modules de la première variante en vue de dessus,

- la figure 6 est une chaudière ou de réacteur avec deux modules selon la seconde variante en vue de dessus,

- la figure 7 est une vue en perspective de la chaudière ou du réacteur selon la deuxième variante de l'invention avec quatre séparateurs,

- la figure 8 est une vue en élévation de la chaudière ou du réacteur selon la première variante avec lits et siphons intégrés non accolés à la chambre de réactions,

5 - la figure 9 est une vue en élévation de la chaudière ou du réacteur selon la première variante avec panneaux dans la chambre de réactions,

- la figure 10 est une vue en élévation de la chaudière ou du réacteur selon la première variante avec lits et siphons séparés et accolés,

10 - la figure 11 est une vue en élévation de la chaudière ou du réacteur selon la deuxième variante,

- la figure 12 est une vue détaillée en élévation de la gaine intégrée selon une première version,

- la figure 12a est une vue suivant A de la gaine de la figure 12,

15 - la figure 12b est une vue de dessus de la gaine de la figure 12,

- la figure 13 est une vue détaillée en élévation de la gaine intégrée selon une deuxième version,

- la figure 13a est une vue suivant A de la gaine de la figure 13,

- la figure 13b est une vue de dessus de la gaine de la figure 13,

20 - la figure 14 est une vue détaillée en élévation de la gaine intégrée selon une troisième version,

- la figure 14a est une vue suivant A de la gaine de la figure 14,

- la figure 14b est une vue de dessus de la gaine de la figure 14,

25 - la figure 15 est une vue détaillée en élévation de la gaine intégrée selon une quatrième version,

- la figure 15a est une vue suivant A de la gaine de la figure 15,

- la figure 15b est une vue de dessus de la gaine de la figure 15,

- la figure 15c est une vue suivant C de la gaine de la figure 15,

- la figure 16 est une vue détaillée en élévation de la gaine intégrée selon une cinquième version,

- la figure 16a est une vue suivant A de la gaine de la figure 16,

- la figure 16b est une vue de dessus de la gaine de la figure 16,

5 - la figure 16c est une vue suivant C de la gaine de la figure 16,

- la figure 17 est une vue détaillée en élévation de la gaine intégrée selon une sixième version,

- la figure 17a est une vue suivant A de la gaine de la figure 17,

- la figure 17b est une vue de dessus de la gaine de la figure 17,

10 - la figure 17c est une vue suivant C de la gaine de la figure 17,

- la figure 18 est une vue détaillée en élévation de la gaine intégrée selon une septième version,

- la figure 18a est une vue suivant A de la gaine de la figure 18,

- la figure 18b est une vue de dessus de la gaine de la figure 18,

15 - la figure 18c est une vue suivant C de la gaine de la figure 18,

- la figure 19 est une vue en élévation détaillée de la gaine avec partie finale en partie dans le séparateur et en partie entre la chambre de réactions et le séparateur,

- la figure 19a une vue de dessus de la gaine de la figure 19,

20 - la figure 20 est une vue détaillée en élévation de la gaine avec partie finale dans le séparateur,

- la figure 20a une vue de dessus de la gaine de la figure 20,

- la figure 21 est une vue détaillée en élévation de la gaine avec partie finale dans la chambre de réactions.

25 - la figure 21a une vue de dessus de la gaine de la figure 21,

- la figure 22 est une vue en élévation d'une chaudière ou d'un réacteur selon l'invention constituée de deux modules de base de la première variante,

- la figure 23 est une vue de dessus d'une chaudière ou d'un réacteur selon l'invention avec un séparateur de section circulaire,

- la figure 24 est une vue de dessus d'une chaudière ou d'un réacteur selon l'invention avec un séparateur de section polygonale,

5 - la figure 25 est une vue en élévation d'une chaudière ou d'un réacteur selon l'invention avec une évacuation des gaz vers le bas et sortie vers le haut de la cage arrière,

- la figure 26 est une vue en élévation d'une chaudière ou d'un réacteur selon l'invention avec évacuation des gaz vers le bas et sortie
10 vers le bas de la cage arrière,

- la figure 27 est une vue en élévation d'une chaudière ou d'un réacteur selon l'invention avec évacuation des gaz vers le bas et cage arrière horizontale à mi-hauteur,

- la figure 28 est une vue en élévation d'une chaudière ou d'un
15 réacteur selon l'invention avec évacuation des gaz vers le bas et cage arrière horizontale en position basse,

- la figure 28a est une vue en élévation d'une chaudière ou d'un réacteur selon l'invention avec évacuation des gaz vers le bas et cage arrière horizontale en position basse et supporté à mi-hauteur du
20 réacteur,

- la figure 29 est une vue en élévation d'une chaudière ou d'un réacteur selon l'invention avec évacuation des gaz vers le bas et cage arrière horizontale à mi-hauteur commune à deux séparateurs,

- les figures 30 et 31 sont des vues de dessus d'une chaudière ou
25 d'un réacteur selon l'invention avec cage arrière commune à un ou deux chambres de réactions.

La chaudière ou le réacteur selon l'invention est constituée d'une chambre de réactions 1, d'un séparateur 2 et d'une cage arrière 3, comme on le voit à la figure 1. Dans la première variante (fig. 1), ces

trois éléments sont alignés. Une gaine 4 relie la chambre de réactions 1 au séparateur 2.

Le séparateur 2 comporte une évacuation 5 pour les particules. Selon les variantes possibles, le séparateur 2 peut être de forme classique ronde (figure 23), de forme polygonale (figure 24) ou de forme carrée (figures 1 à 7 et 12 à 21).

Comme montré sur la figure 1, un déflecteur 20 arrondi est placé en face de l'entrée des fumées dans le séparateur 2.

Les gaz sont évacués par un orifice 22 situé en partie haute du séparateur 2 (figures 8 à 11).

La gaine 4 de la figure 1 présente une bouche d'entrée 46 perpendiculaire à la paroi 1d tandis que celle de la figure 2 est parallèle à ladite paroi 1d. L'entrée de la gaine 4 est dans le prolongement de la gaine 4 dans le premier cas, et perpendiculaire à l'axe de la gaine 4 dans le deuxième.

Dans la variante de chaudière, ou de réacteur, présentée à la figure 3, le séparateur 2 est placé sur un des cotés 1a de la chambre de réactions 1, tandis que la cage arrière 3 est située sur le coté 1b adjacent au précédent.

La figure 4 montre une chaudière, ou un réacteur, constituée de deux modules identiques à ceux présentés en figure 2 et juxtaposés. On peut doubler la capacité de la chaudière ou du réacteur en doublant le module de la figure 4 par symétrie par rapport à la chambre de réaction.

La figure 5 représente une chaudière, ou un réacteur, constituée de trois modules de la première variante alignés cote à cote. Ici encore, il est possible de doubler la capacité de la chaudière, ou du réacteur, en doublant les modules par symétrie. Les chambres de réactions 1 de chaque module peuvent être regroupées en une seule chambre de réactions avec une séparation 10 positionnée en partie haute seulement. Cette séparation 10 est tubée et sert de support à la (ou

les) gaine(s) d'accélération 4 mitoyenne(s). La cage arrière 3 est dimensionnée pour trois séparateurs 2, sa longueur est inférieure à la somme des longueurs des trois séparateurs 2, comme on le voit à la figure 5.

5 La figure 6 montre une chaudière, ou un réacteur, constituée de deux modules de la deuxième variante face à face. Dans cette configuration, les deux chambres de réaction 1 du module sont réunies pour ne former qu'une seule chambre de réactions, et les deux cages arrières 3 du module également.

10 La chaudière ou le réacteur, quelle que soit la variante, peut comporter des siphons 6 et/ou des lits extérieurs 7, qui sont intégrés ou non et/ou accolés ou non à la chambre de réaction. Cela constitue environ 5 configurations possibles, dont seules trois sont représentées.

15 Selon une première configuration représentée à la figure 8, les lits 7 et les siphons 6 sont intégrés mais non accolés à la chambre de réactions 1.

20 Selon une deuxième configuration représentée à la figure 9, le siphon 7 est séparé et non accolé à la chambre de réactions 1. Des panneaux d'échange 9a et 9b sont disposés dans la chambre de réactions 1.

Selon une troisième configuration représentée à la figure 10, les lits 7 et les siphons 6 sont séparés et accolés à la chambre de réactions 1.

25 Dans la deuxième variante de la chaudière représentée à la figure 11, l'ensemble de ces configurations des lits 7 et des siphons 6 sont possibles.

La gaine 4 peut se présenter suivant plusieurs formes.

30 Selon les figures 12, 13, 14, la gaine 4 intégrée dans la chambre de réactions 1 est rectiligne avec une entrée dans le prolongement de l'axe de la gaine 4 et de section sensiblement rectangulaire. Le plancher 40 est légèrement incliné vers l'extérieur de la chambre de

réactions 1 (figures 12a, 13a, 14a) afin de diriger les particules vers la face 42 de la gaine 4 qui est dans le prolongement de la face 21 de captation des solides dans le séparateur 2.

Le plancher 40 de la gaine 4 est incliné de l'intérieur de la chambre de réactions 1 vers l'extérieur (cf. figure 12) et de l'entrée de la gaine vers le séparateur 2. La paroi intérieure 41 de la gaine 4 converge vers le séparateur 2 (cf. figure 12b).

Un déflecteur 11 est placé dans le haut de la chambre de réactions 1 en vis à vis de l'entrée de la gaine 4 (figures 12, 13, 14), afin de faciliter l'entrée des particules dans la gaine 4. Une variante non représentée peut ne pas comprendre ce déflecteur 11.

Selon une deuxième disposition représentée à la figure 13, la gaine 4 présente des changements de section. Le plancher 40 est tout d'abord horizontal comme on le voit à la figure 13, puis il prend une pente inclinée vers le séparateur 2. La paroi intérieure 41 présente un changement de section (cf. figure 13 b). La gaine 4 est ainsi de plus en plus étroite vers le séparateur 2, ce qui permet une bonne accélération des particules et des fumées et donc une meilleure séparation des particules des gaz.

Selon une troisième disposition, le plancher 40 de la gaine 4 est d'abord dirigée vers le haut de la chambre de réactions 1 afin de réduire sa section, puis vers le bas, comme représenté à la figure 14. La paroi 41 présente un changement de section (cf. figure 14b) comme dans la disposition précédente (figure 13b).

Dans les figures 15 à 18, l'entrée de la gaine 46 est alors perpendiculaire à l'axe de la gaine 4.

Comme dans le cas précédent, la section de la gaine avec une bouche d'entrée parallèle à l'extrados de la gaine est sensiblement rectangulaire avec une légère pente vers l'extérieur (figures 15a, 16a, 17a, 18a) dans la zone 43 de la gaine 4.

Selon une première disposition représentée à la figure 15 le plancher 40 est en pente vers le séparateur 2. Le plancher 40 est légèrement incliné vers l'extérieur de la chambre de réactions 1 (figures 15a, 16a, 17a, 18a) afin de diriger les particules vers la face 42 de la gaine 4 qui est dans le prolongement de la face 21 de captation des solides dans le séparateur 2. Le plancher 40 peut être arrondi vers la paroi de la chambre de réactions afin de constituer un déflecteur (non représenté).

La paroi 41 converge vers le séparateur 2 (cf. figures 15b, 16b, 17b, 18b) afin d'accélérer les particules et les fumées.

Selon une deuxième disposition représentée à la figure 16 le plancher 40 est tout d'abord dirigé vers le haut dans la zone 42 correspondant à l'entrée de la gaine 4. Cette disposition favorise l'entrée des particules et des gaz dans la gaine 4. Dans la zone suivante 43, le plancher est dirigé vers le bas comme dans la disposition précédente.

Dans la troisième disposition (figure 17), le plancher 40 est horizontal dans la zone 42 de l'entrée de la gaine 4 puis en pente dans la zone 43 comme dans la disposition précédente.

Dans l'ensemble de ces variantes, la chambre de réactions 1 et les gaines 4 sont tubées. Les tubes 8 constituant le tubage des gaines 4 sont alimentés en fluide caloporteur par les tubes de la paroi 1c ou 1d de la chambre de réactions 1.

Dans la variante où les gaines 4 sont coudées, le plancher 40 de l'entrée de ladite gaine 4 correspondant à la zone 42 est constitué par des tubes 80 venant de la paroi 1c (figure 18c) ou 1d (figures 15c, 16c, 17c) de la chambre de réactions 1 et y retournant. Le tube 80 fait ainsi un aller retour qui constitue le plancher 40 dans la zone 42 de la gaine 4 (figures 15c à 18c).

La gaine 4 peut se continuer par une partie finale 44 qui est intégrée ou non, en partie ou en totalité dans le séparateur 2 (figures 19 à 21).

5 Dans le cas où cette partie 44 de la gaine 4 est totalement incluse dans la chambre de réactions 1 (figure 21, 21a), les tubes 8 des parois de la gaine 4 sont des dérivations de ceux de la chambre de réactions 1 pour le plancher 40 et la paroi 41, les tubes de la paroi de la chambre de réactions 1 pour la paroi 41a.

10 Dans le cas où cette partie 44 est intégrée en totalité ou en partie dans le séparateur 2, les tubes 8 des parois de la gaine 4 sont des dérivations de ceux du séparateur 2 pour la partie disposée à l'intérieur du séparateur 2 (figures 19, 19a, 20, 20a).

15 La partie 44a placée entre la chambre de réactions 1 et le séparateur 2 est, elle aussi, tubée par des dérivations qui peuvent venir de la chambre de réactions 1 et/ou du séparateur 2 (figure 19, 19a).

20 Une chaudière ou un réacteur constituée de deux (réf figure 22) ou plusieurs modules est réalisée en accolant deux modules ou plus. Dans la figure 22, la chaudière, ou le réacteur, est faite de deux modules de base de la première variante positionnés par symétrie par rapport à la chambre de réactions 1.

Le chambre de réactions 1 est la réunion des deux chambres de réaction de base qui constitue alors une chambre de réactions à bas 1e divisé.

25 Les deux séparateurs 2 placés de part et d'autre de la chambre de réactions 1 sont reliés à la cage arrière 3 par des gaines de liaison 23.

30 Dans la configuration présentée à la figure 22, il n'y a qu'une cage arrière 3; la gaine de liaison 23a rejoint la cage arrière 3 en longeant le dessus de la chambre de réactions 1, tandis que l'autre gaine 23b accède directement à ladite cage 3. Cette configuration avec une seule cage arrière permet de gagner en compacité.

Un déflecteur 45 est disposé dans le haut de la gaine 4 du côté de la sortie des gaz vers le séparateur 2.

Comme on peut le voir sur les figures 25 à 31, une autre variante est possible: la gaine de liaison 23 qui sert à l'évacuation des gaz est placée à l'intérieur dudit cyclone 2, un déflecteur (non représenté) peut être installé dans le plafond du séparateur 2 afin de faciliter l'entrée des gaz dans le conduit 23. L'évacuation des gaz 23 part au dessus de la partie conique 24 (polygonale ou circulaire) du séparateur 2 et descend jusqu'en bas dudit séparateur 2, ainsi le conduit 23 est suffisamment rigide pour tenir le séparateur 2. L'ensemble chambre de réaction 1 - séparateur 2 - cage arrière 3 est posé sur des massifs en béton 9 par l'intermédiaire d'une poutre 90.

Dans la figure 25, le séparateur 2 est soutenu par le conduit 5 et le siphon 6 et par le conduit 23. Les gaz sont évacués du séparateur 2 par le conduit 23 qui dirige le gaz vers le bas, puis les dirige, vers la passe arrière où ils remontent avant de sortir.

Dans la figure 26, le séparateur est soutenu par le conduit 5, le siphon 6 et le lit extérieur 7 uniquement. Ici, les gaz sont évacués comme précédemment par le conduit 23 qui dirige les gaz à mi-hauteur du séparateur 2, les remontent avant de les redescendre dans la cage arrière 3 d'où ils sortent par le bas de ladite cage 3.

Dans la figure 27, le séparateur est soutenu par le conduit 5 et l'ensemble siphon 6 lit extérieur 7 uniquement. Les gaz sont évacués à mi-hauteur et dirigé vers la cage arrière 3 disposée horizontalement par l'intermédiaire du conduit 23.

La figure 28 représente une variante où le séparateur 2 est soutenu par le conduit 5 et le siphon 6 ainsi que par le conduit 23 et la cage arrière 3 est disposée horizontalement.

La figure 28a représente une variante de la figure 28 où l'ensemble foyer 1, séparateur 2 est suspendu à mi-hauteur sur une

charpente métallique 91. Cette configuration permet de réaliser une charpente beaucoup moins haute que les charpentes classiques.

La figure 29 montre une variante où deux séparateurs 2 alimentent la même cage arrière 3. Les deux conduits 23a et 23b se rejoignent dans un conduit commun 230 qui rejoint la cage arrière 3 disposée horizontalement sur cette figure. Le séparateur 2 est soutenu par le conduit 5, le siphon 6 et le lit extérieur 7.

La figure 30 représente l'ensemble chambre de réaction 1, séparateur 2 et cage arrière 3 accolés avec une cage arrière 3 commune aux deux séparateurs 2 et horizontale, cet ensemble constitue un module double.

La figure 31 illustre une autre variante de module, constitué de deux chambres de réactions 1 de quatre séparateurs 2 et d'une seule passe arrière 3 horizontale et commune aux quatre séparateurs 2.

REVENDEICATIONS

1. Réacteur à lit fluidisé circulant comprenant une chambre de réactions (1) relié par une gaine d'accélération (4) à un séparateur centrifuge (2) pour séparer des particules à partir de gaz chauds venant dudit chambre de réactions (1) **caractérisé en ce que** la gaine d'accélération (4) est disposée au moins en partie dans le haut de la chambre de réactions (1) et le séparateur centrifuge (2) présente des parois verticales sensiblement rectilignes..
2. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 1 **caractérisé en ce que** la gaine d'accélération (4) est disposée en totalité dans la haut de la chambre de réactions (1).
3. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 1 ou 2 **caractérisé en ce que** la gaine d'accélération (4) comporte une bouche d'entrée sensiblement perpendiculaire à l'extrados de la gaine (4).
4. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 1 ou 2 **caractérisé en ce que** la gaine d'accélération (4) comporte une bouche d'entrée sensiblement parallèle à l'extrados de la gaine (4).
5. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes **caractérisé en ce que** le séparateur centrifuge (2) comporte une paroi commune avec la chambre de réactions (1).
6. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes **caractérisé en ce que** le séparateur centrifuge (2) comporte une paroi commune avec la cage arrière (3).
7. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 5 **caractérisé en ce que** le chambre de réactions (1) comporte une paroi (1b) commune avec la cage arrière (3).
8. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes **caractérisé en ce que** l'ensemble constitué de la chambre de

réactions (1), du séparateur (2) et de la cage arrière (3) constitue un module de base.

- 5 9. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 8 **caractérisé en ce que** la chambre de réactions (1) et le séparateur (2) ont des parois extérieures alignées.
10. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 8 ou 9 **caractérisé en ce que** la puissance du réacteur est fonction du nombre des modules de base utilisés.
- 10 11. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications 8 à 10 **caractérisé en ce que** deux modules adjacents comprennent une paroi commune.
12. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 11 **caractérisé en ce que** la paroi commune à deux modules et placée entre deux séparateurs (2) est partielle.
- 15 13. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications 8 à 12 **caractérisé en ce que** les chambres de réaction (1) de deux modules adjacents sont réunies.
14. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications 8 à 13 **caractérisé en ce que** les cages arrière (3) de deux modules
20 adjacents sont réunies.
15. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes **caractérisé en ce que** la paroi intérieure de la chambre de réactions (1) comporte au moins un déflecteur (11) d'entrée de la gaine d'accélération (4).
- 25 16. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications 1 à 15 **caractérisé en ce que** les parois sont tubées.
17. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 16 **caractérisé en ce que** les parois de la gaine d'accélération (4), du séparateur (2), du

bas et du haut de la chambre de réactions (1) sont recouvertes d'une couche de matériau réfractaire.

- 5 18. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 16 **caractérisé en ce que** les parois (40, 41, 42, 43, 44) de la partie de la gaine d'accélération (4) située dans la chambre de réactions utilise des tubes (8) pris dans les parois de la chambre de réactions (80).
- 10 19. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 16 **caractérisé en ce que** les parois (40, 41, 42, 43, 44) de la partie de la gaine d'accélération (4) située dans la chambre de réactions utilise des tubes (8) pris dans les parois du séparateur (2).
20. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes **caractérisé en ce que** les parois (40, 41, 42, 43, 44) de la gaine d'accélération (4) sont constituées de tubes (8) formant un circuit distinct.
- 15 21. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 16 ou 18 **caractérisé en ce que** les parois (44a) de la partie de la gaine d'accélération (4) située entre la chambre de réactions (1) et le séparateur (2) sont réalisées en utilisant des tubes (8) des parois de la chambre de réactions et du séparateur.
- 20 22. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 15 **caractérisé en ce que** le déflecteur (11, 45) est formé par des tubes (8) déviés venant des parois de la chambre de réactions (1).
- 25 23. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes **caractérisé en ce que** un déflecteur est formé par un arrondi des tubes (8) du plancher de la gaine (4).
24. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes **caractérisé en ce que** le plancher (40, 42, 43) de la gaine (4) possède au moins une inclinaison vers le séparateur (2).

25. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes caractérisé en ce que le plancher (40, 42, 43) de la gaine (4) possède au moins une inclinaison vers l'extrados de la gaine (4).

5 26. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes caractérisé en ce que les parois extérieure et intérieure (41) de la gaine (4) présentent plusieurs changements de section.

27. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes caractérisé en ce que l'évacuation des gaz du séparateur centrifuge (2) se fait par un conduit vertical (23) situé à l'intérieur dudit séparateur (2) et qui dirige les gaz vers le bas du séparateur (2).

28. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 27 caractérisé en ce que le conduit (23) est placé au milieu du séparateur (2).

15 29. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 27 caractérisé en ce qu'un déflecteur est placé en haut du séparateur (2).

30. Réacteur à lit fluidisé selon la revendication 28 caractérisé en ce que le déflecteur a une section au moins égale à celle du conduit (23) d'évacuation des fumées, sa position est sensiblement alignée avec celle du conduit d'évacuation (23) et sa hauteur est inférieure à celle de la partie à section constante du séparateur (2).

31. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes caractérisé en ce que le séparateur (2) est porté par au moins un des conduits d'évacuation (5, 23) du séparateur (2).

32. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes caractérisé en ce que la cage arrière (3) est horizontale.

33. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes caractérisé en ce que la cage arrière (3) est située en dessous du séparateur (2).

34. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes caractérisé en ce que la cage arrière (3) est posée sur des massifs en béton (9).

5 35. Réacteur à lit fluidisé selon une des revendications précédentes caractérisé en ce qu'un séparateur secondaire est placé entre le séparateur principal (2) et la cage arrière (3).

1/26

FIGURE 1

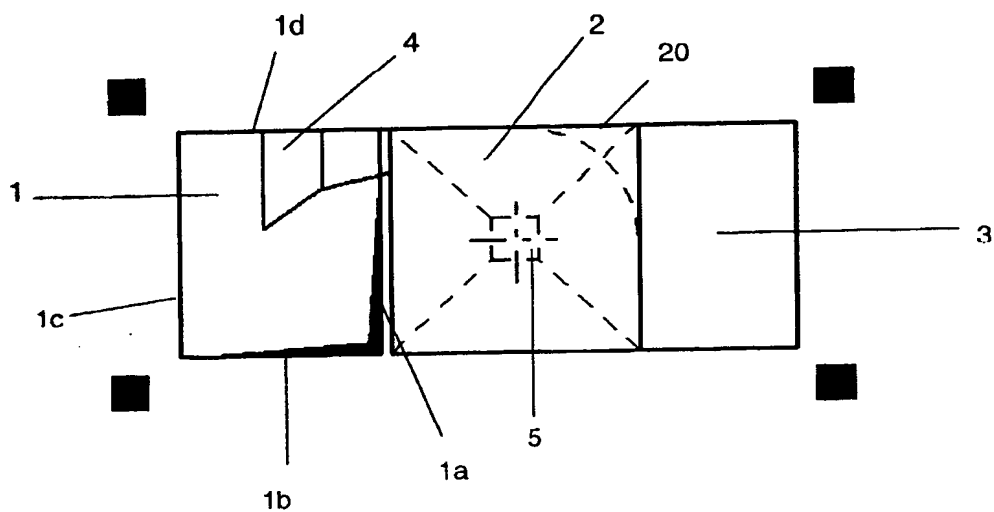
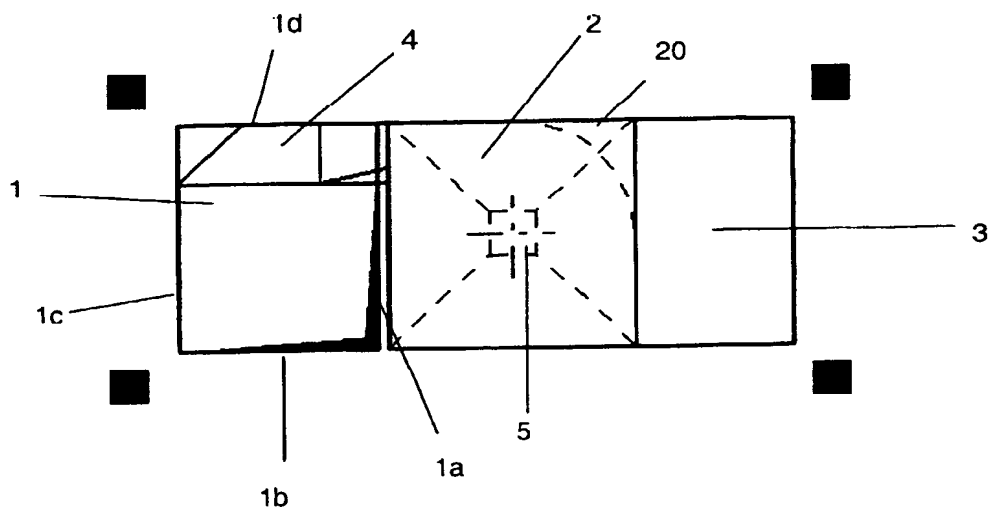


FIGURE 2



2/26

FIGURE 3

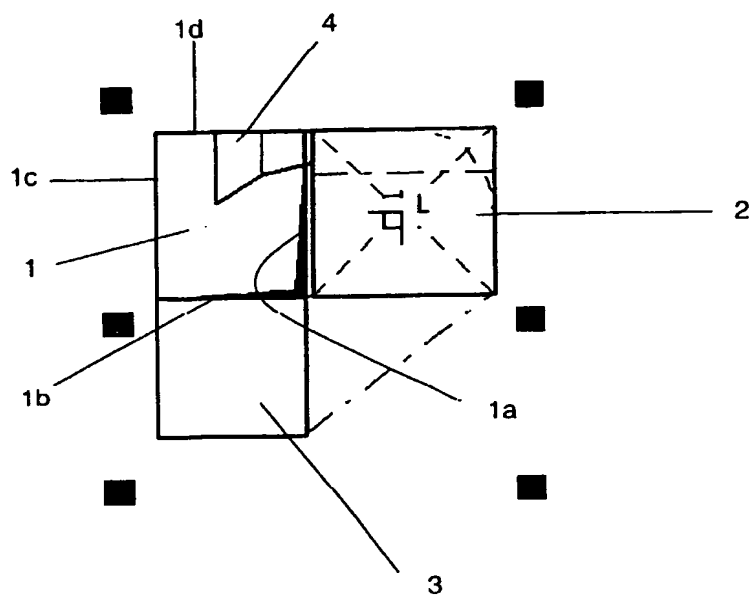
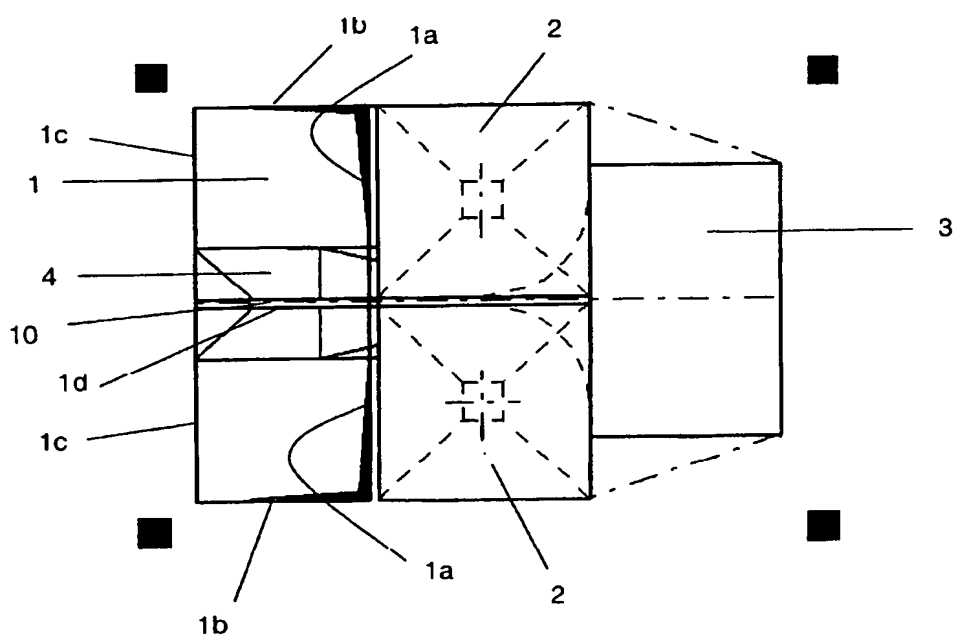


FIGURE 4



3/26

FIGURE 5

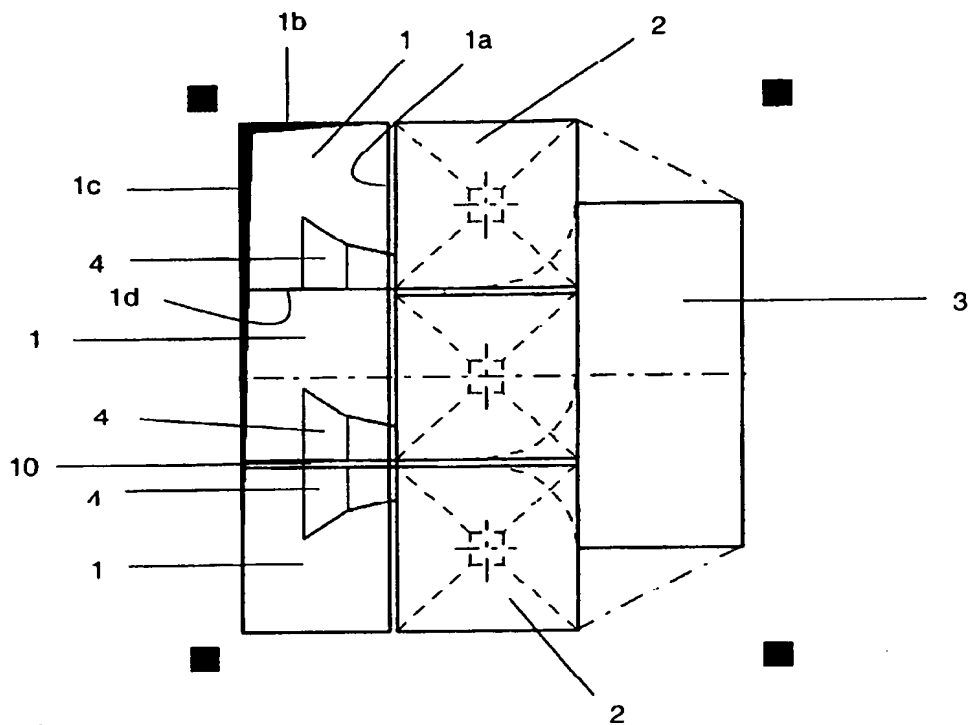
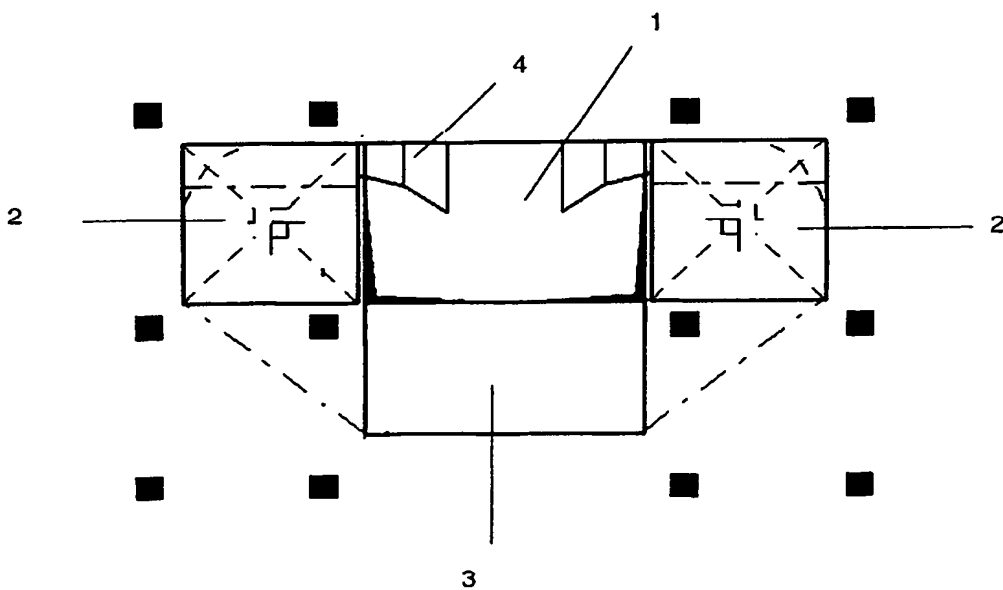


FIGURE 6



4/26

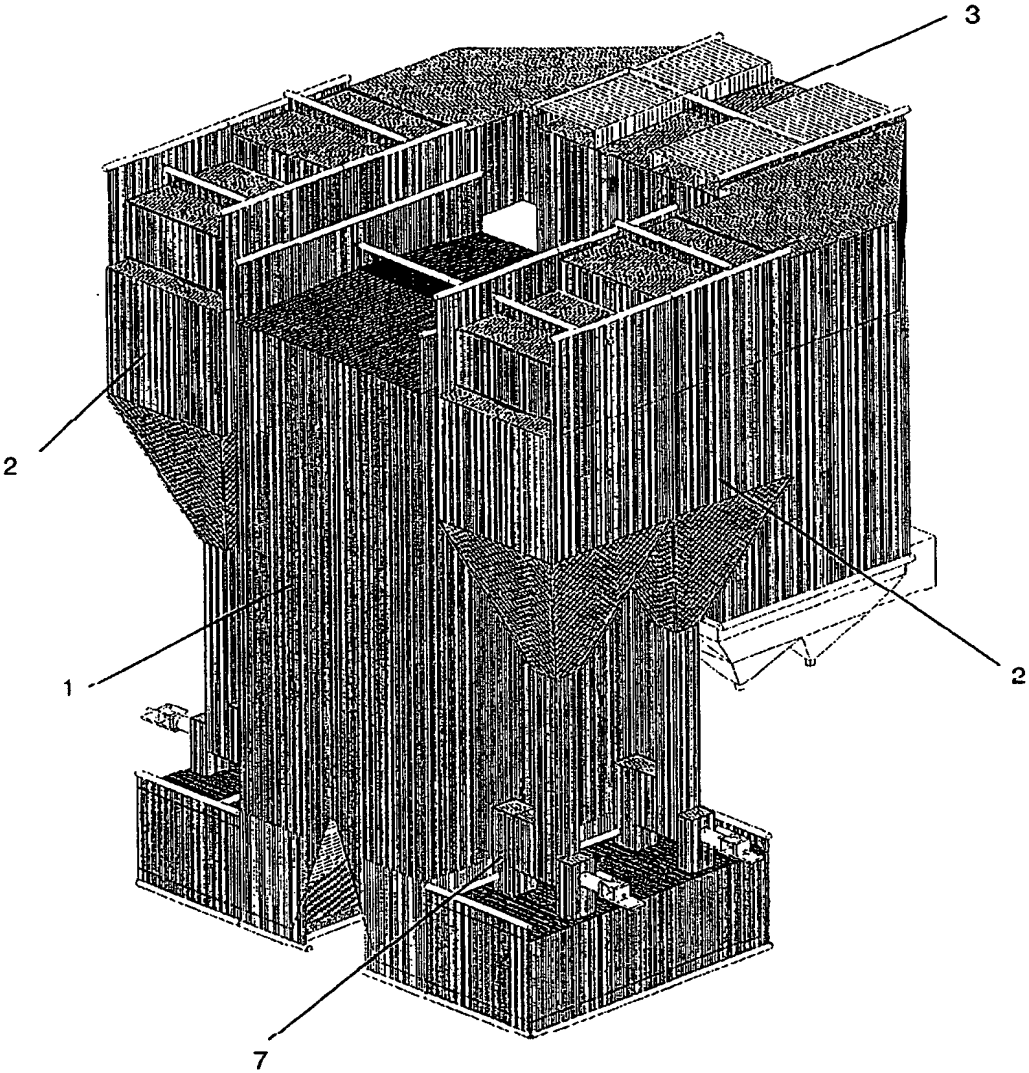


FIGURE 7

5/26

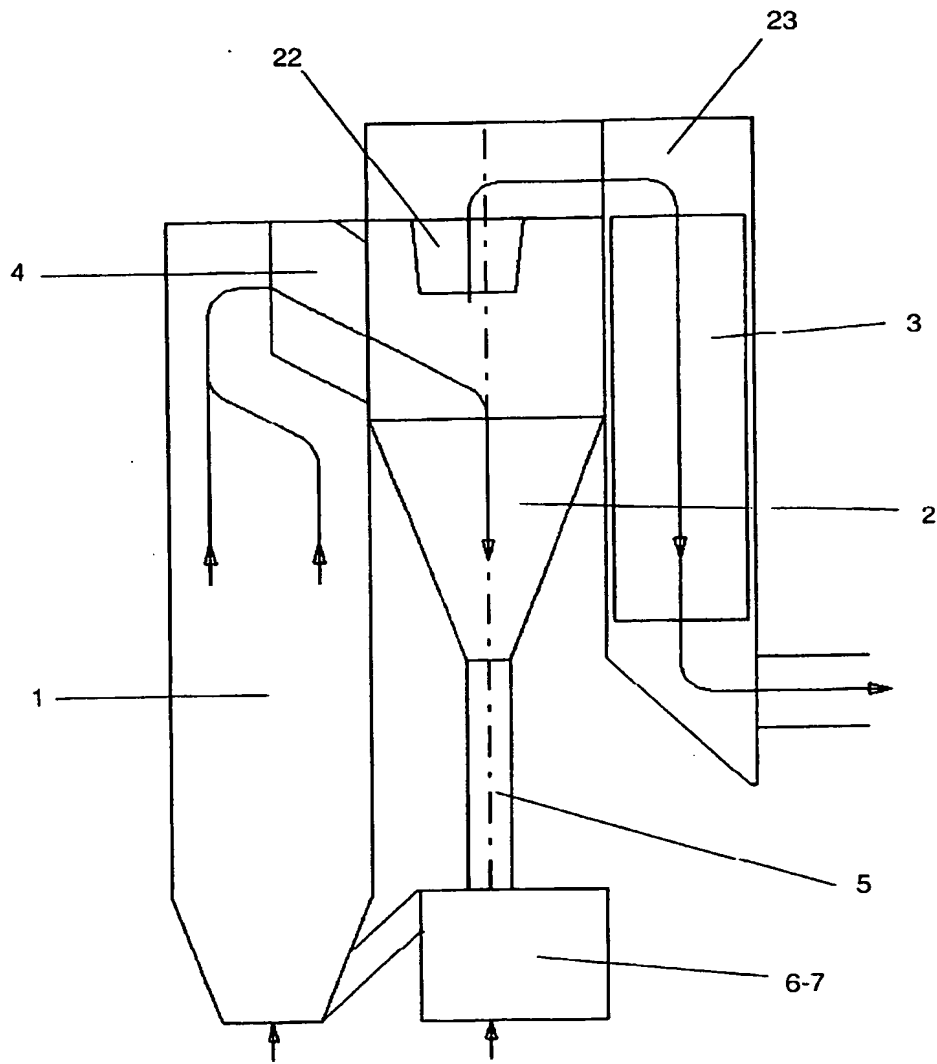


FIGURE 8

6/26

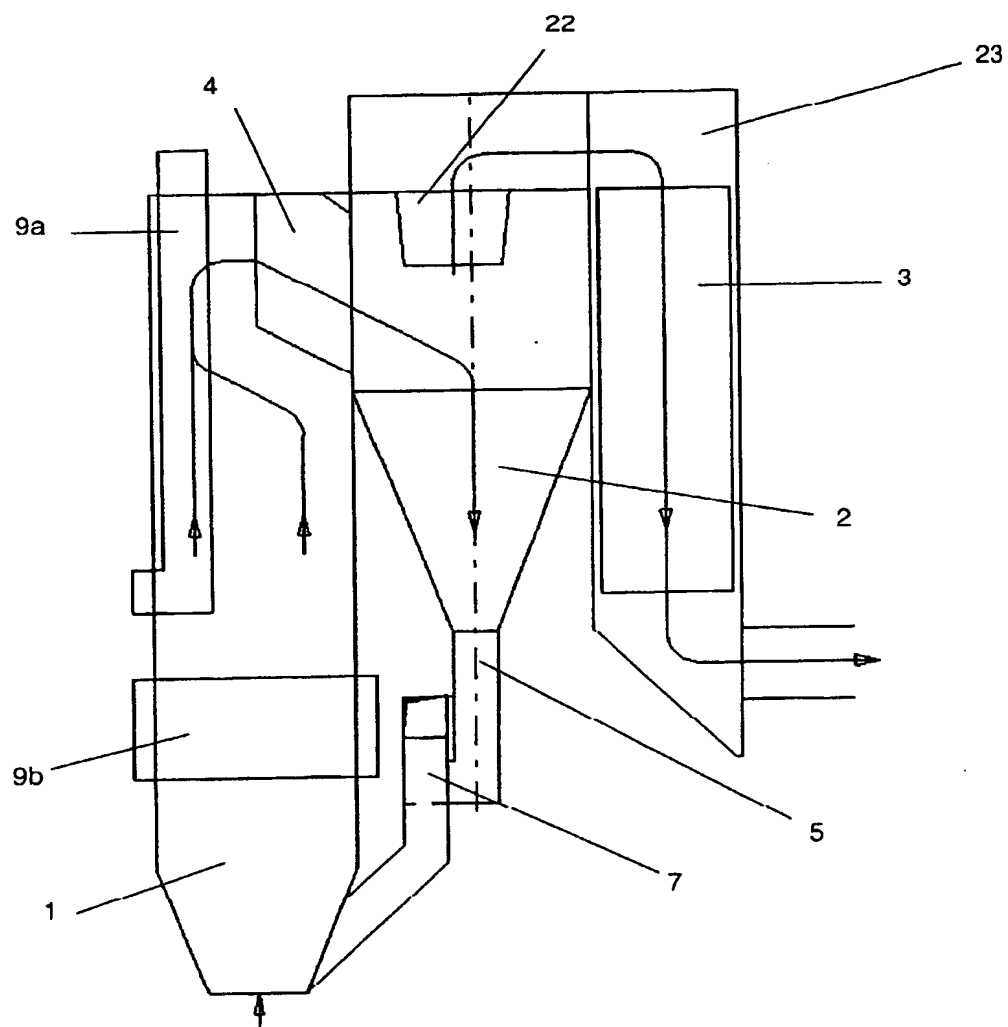


FIGURE 9

7/26

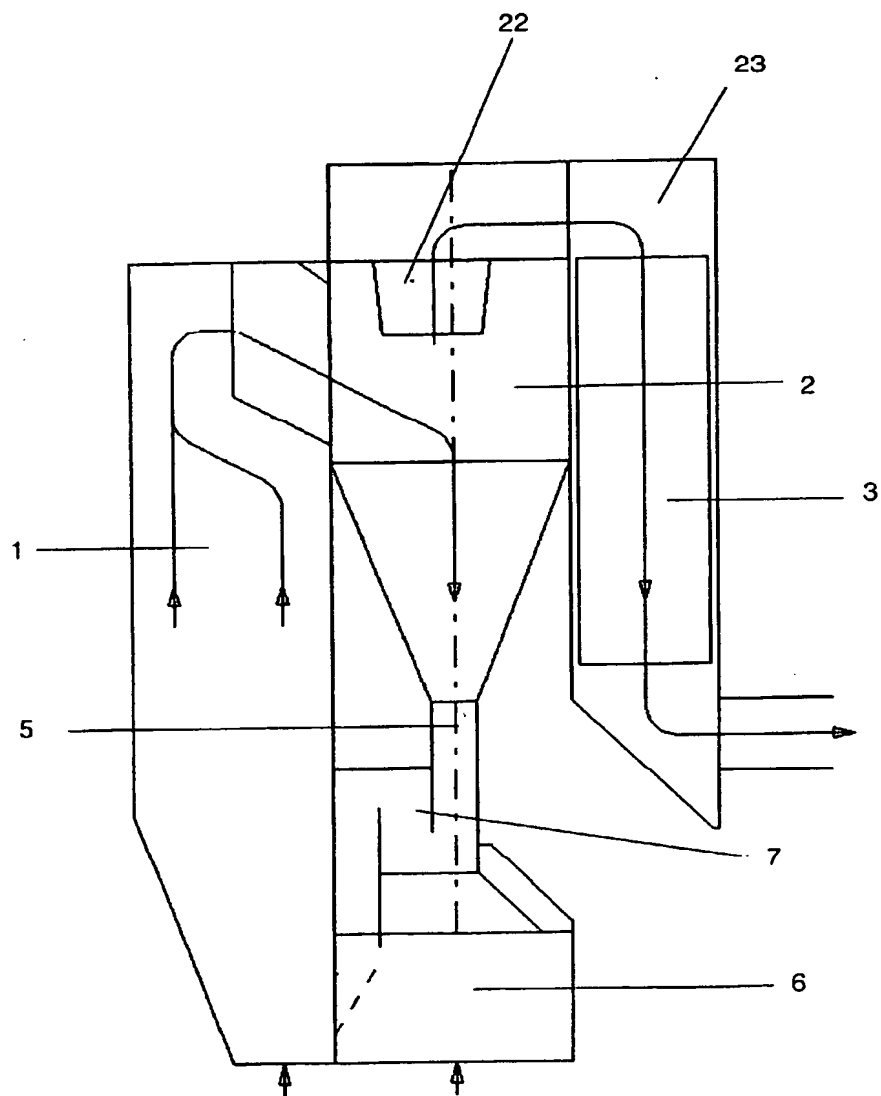


FIGURE 10

8/26

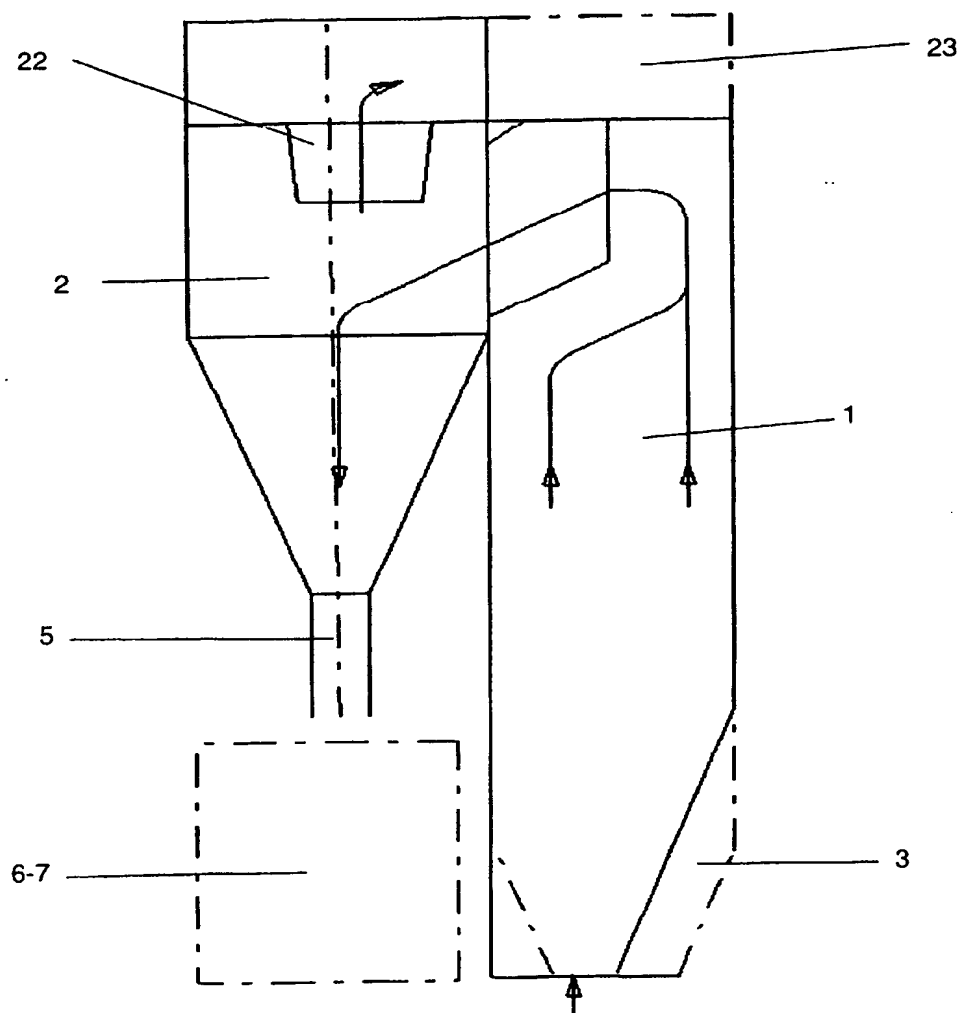


FIGURE 11

9/26

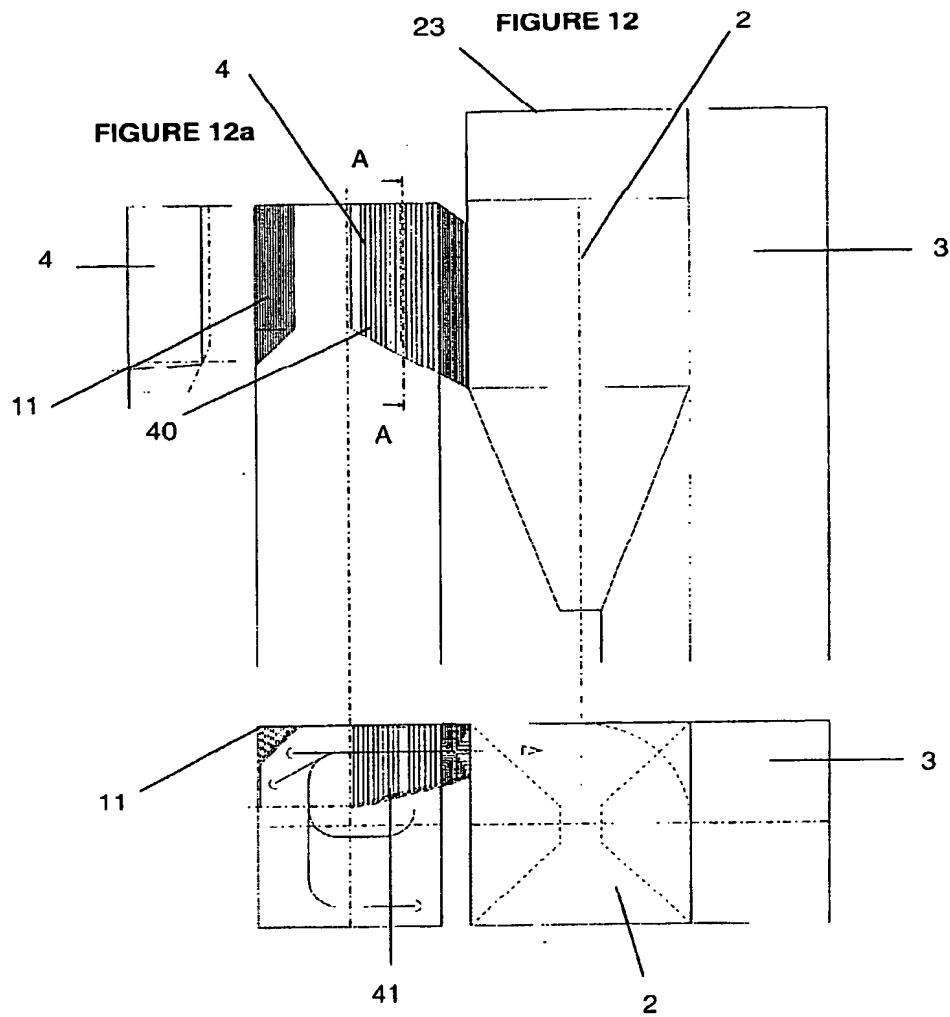


FIGURE 12b

10/26

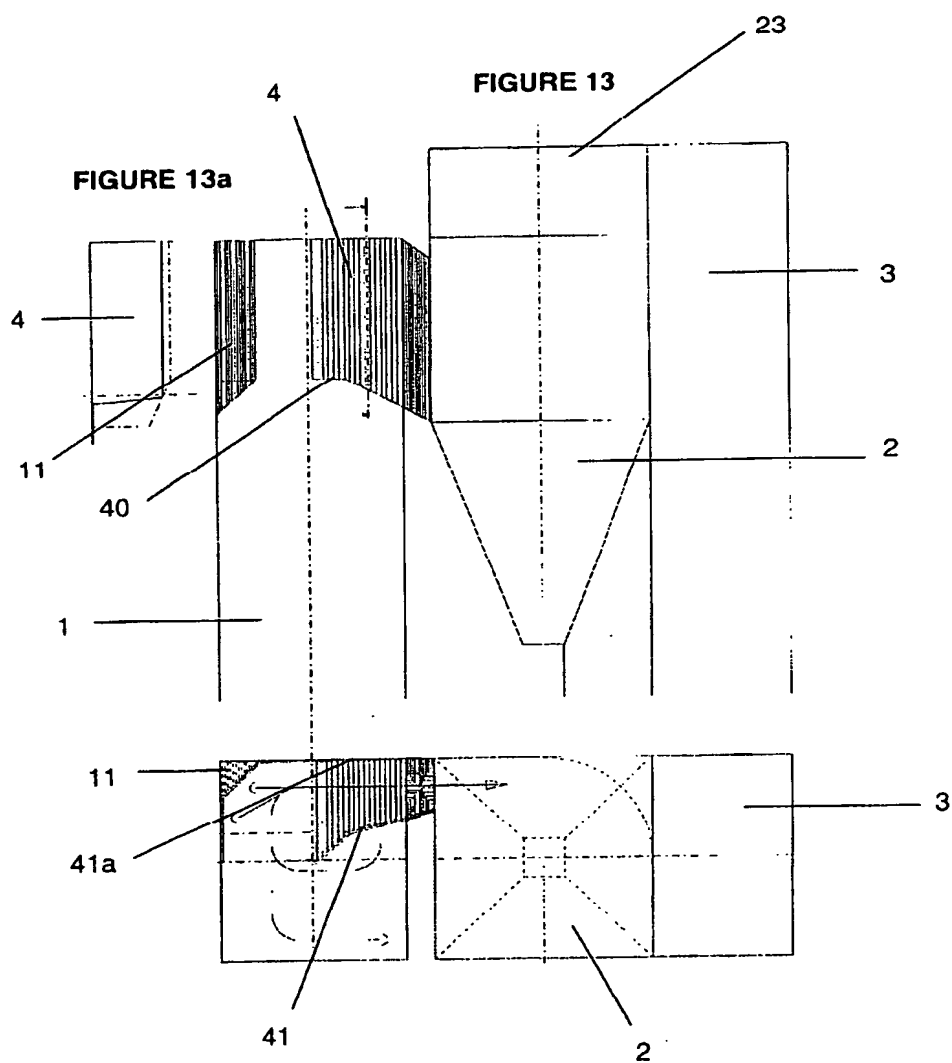


FIGURE 13b

11/26

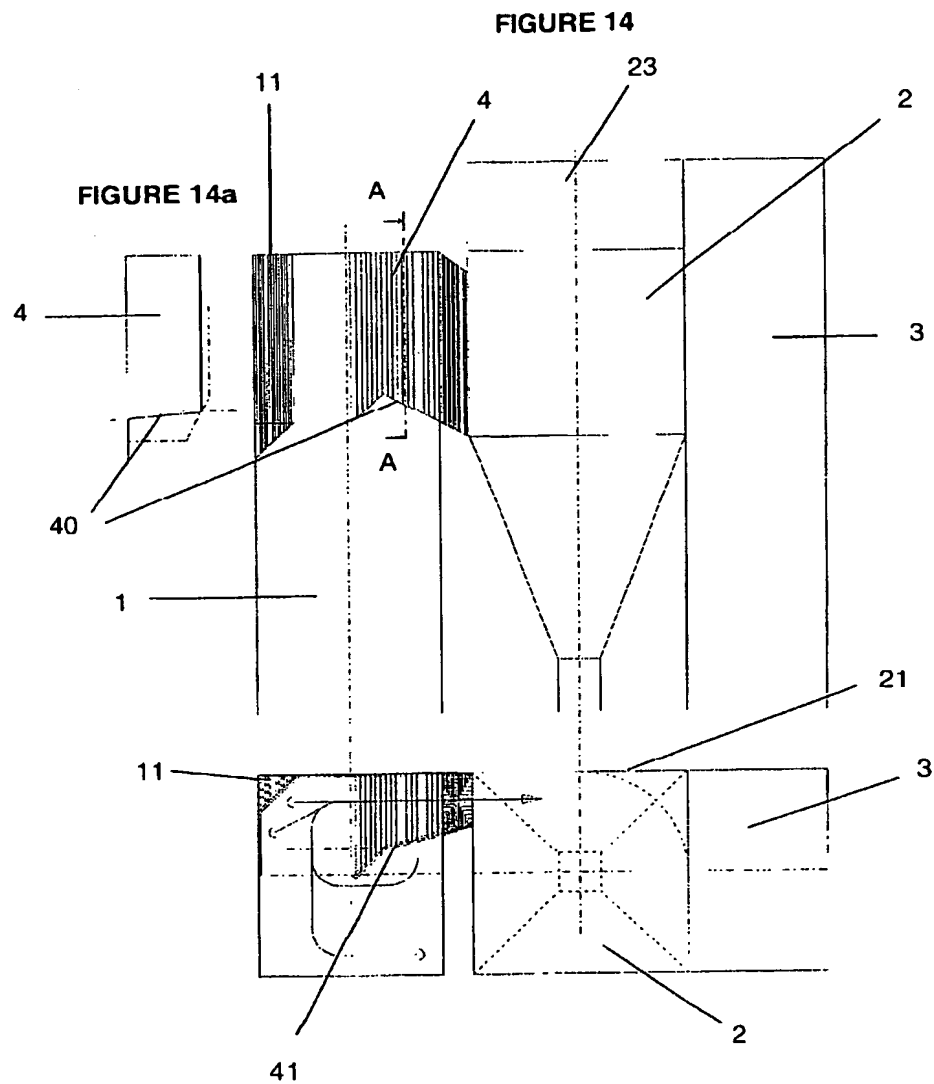
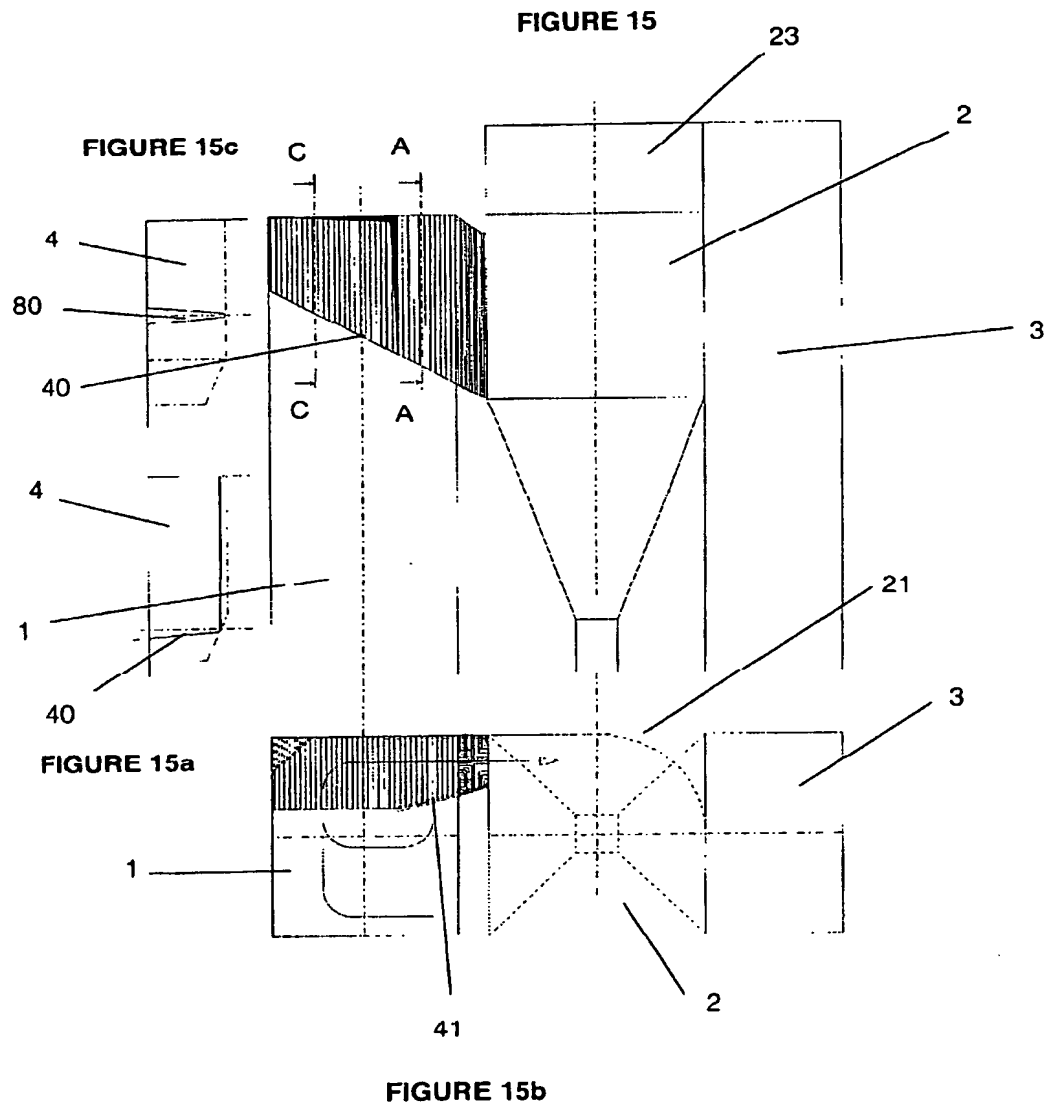
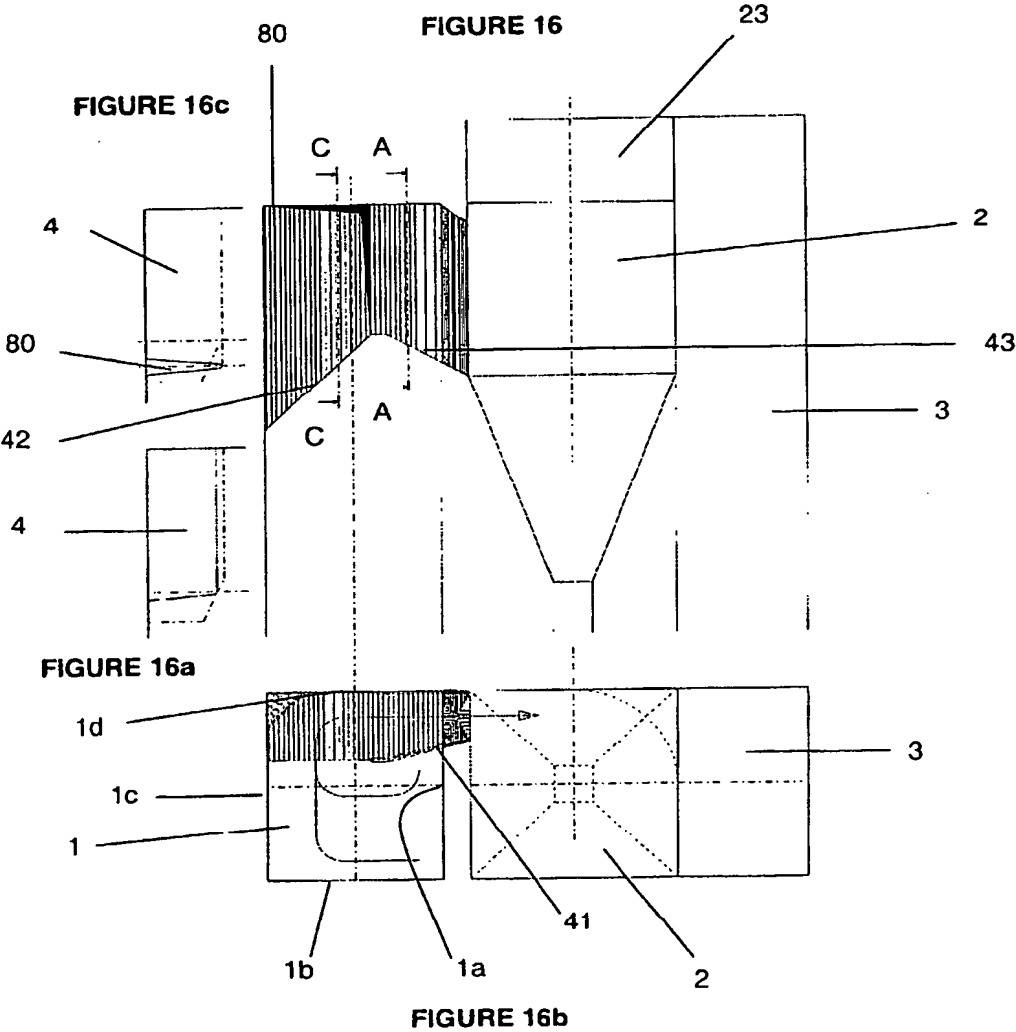


FIGURE 14b

12/26





14/26

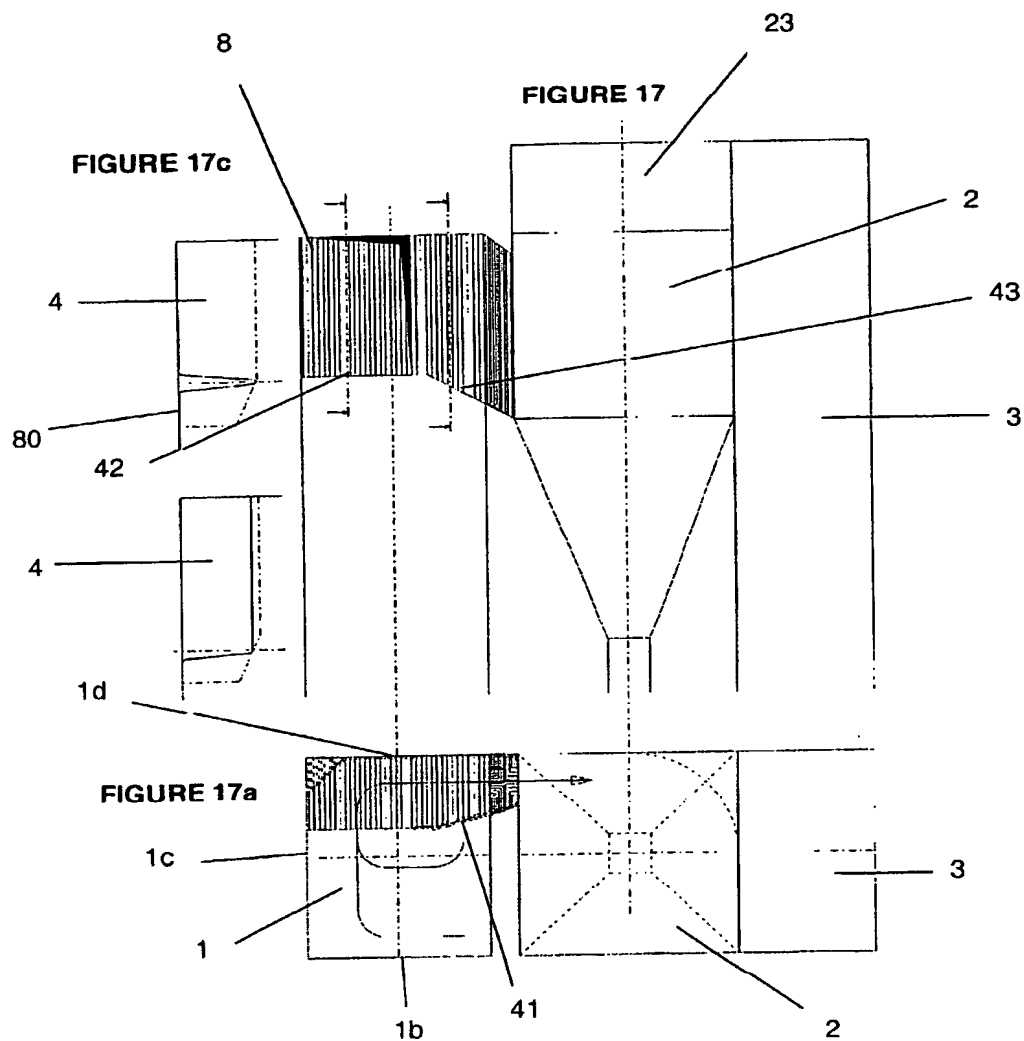
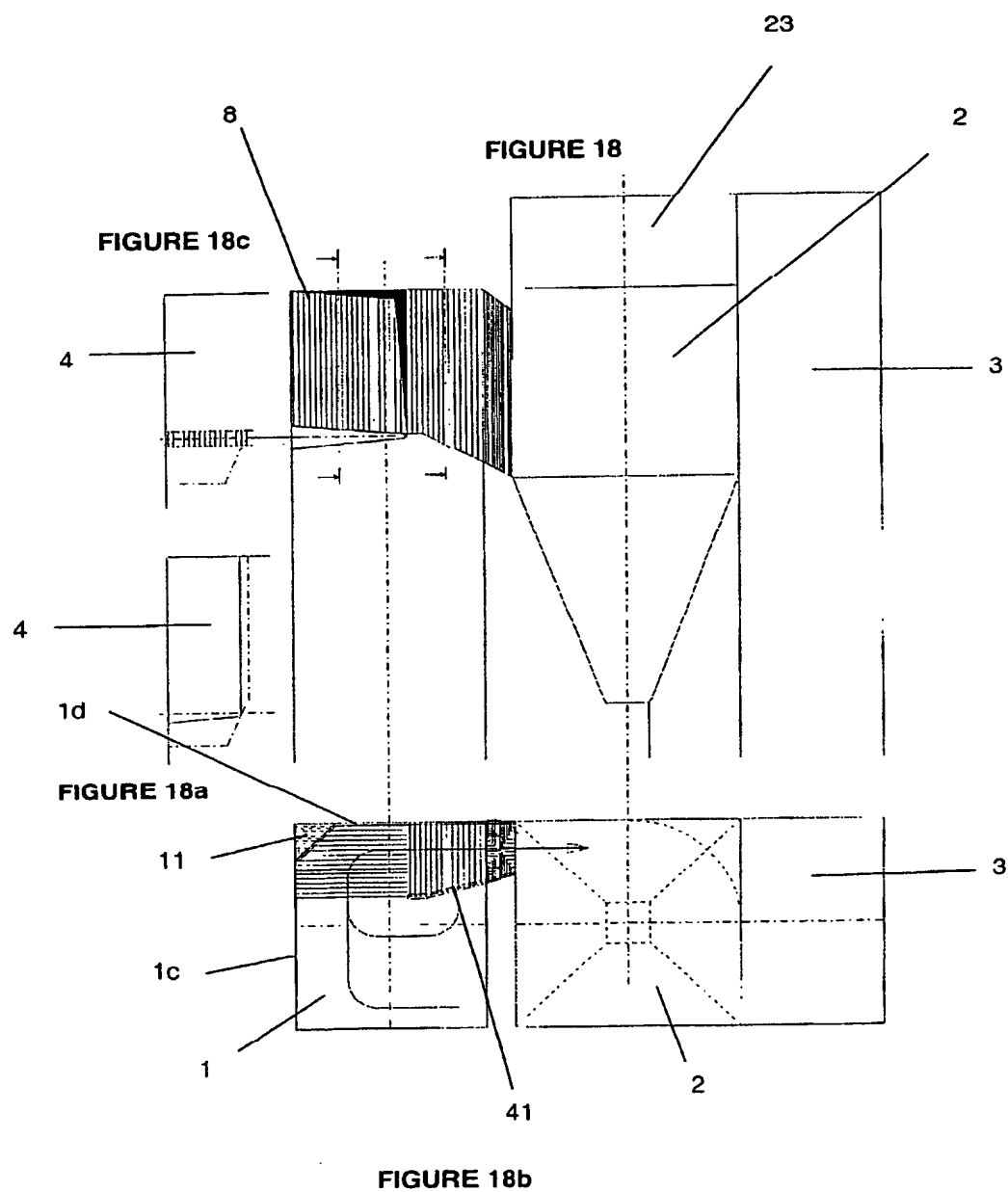


FIGURE 17b

15/26



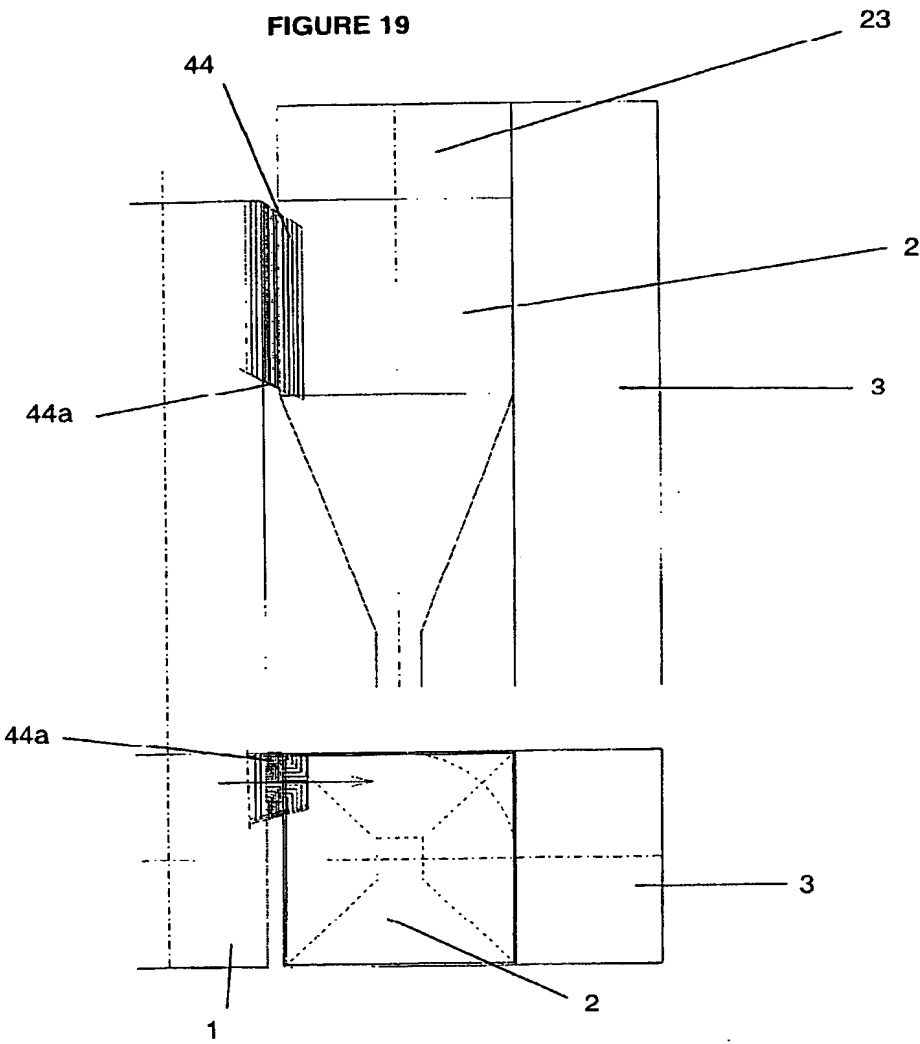


FIGURE 19a

17/26

FIGURE 20

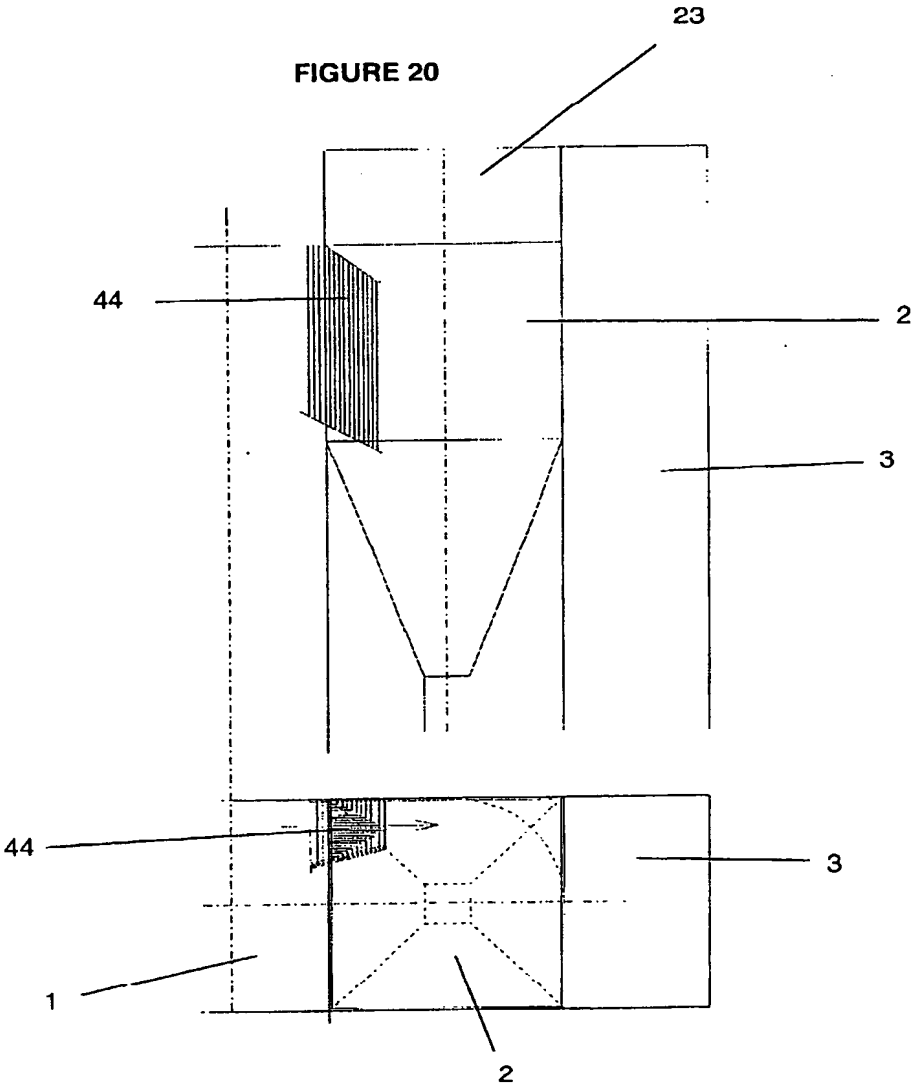


FIGURE 20a

18/26

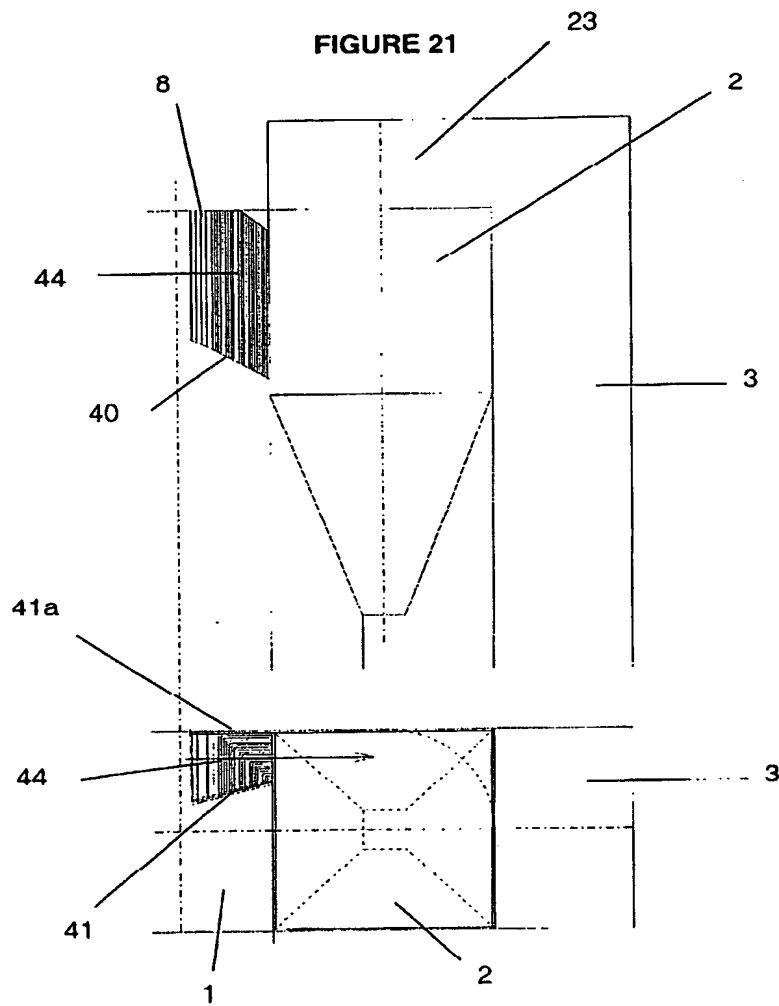


FIGURE 21a

19/26

FIGURE 22

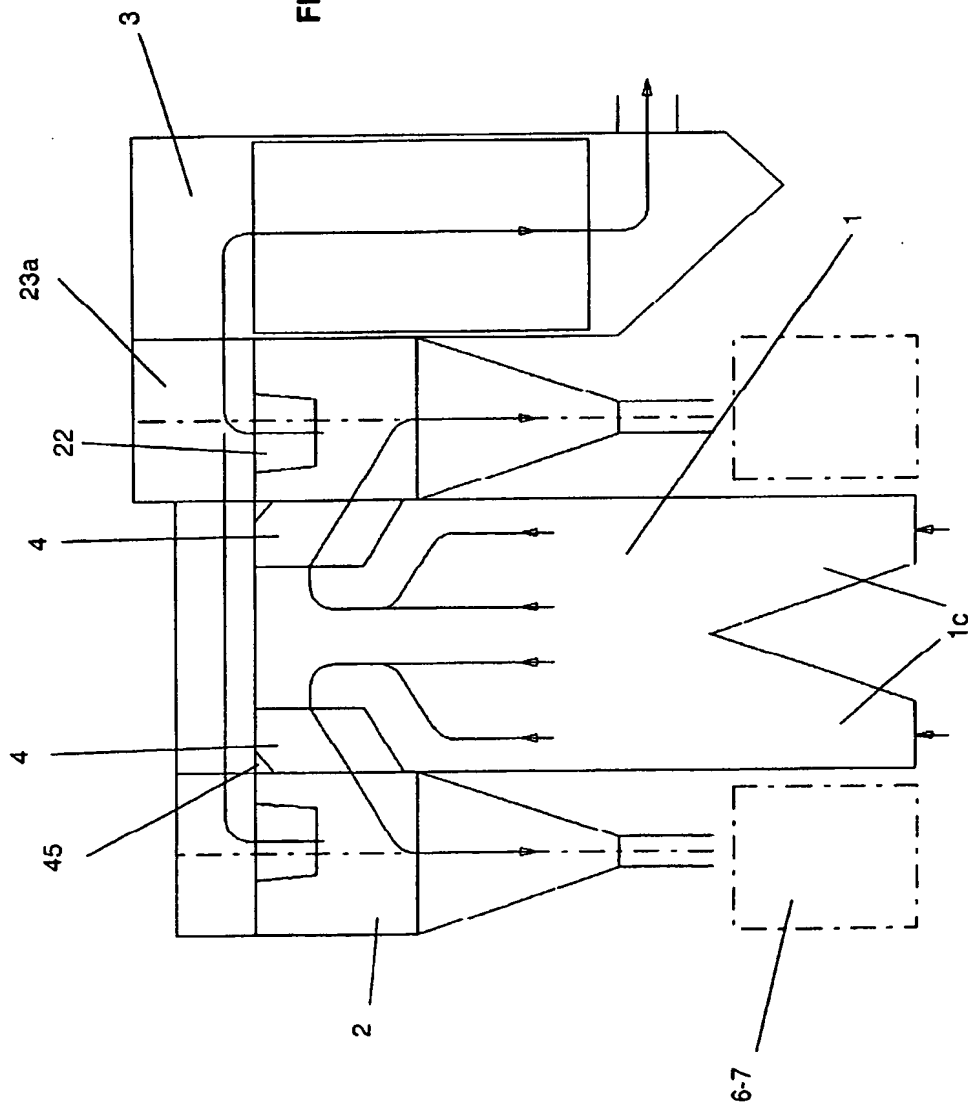
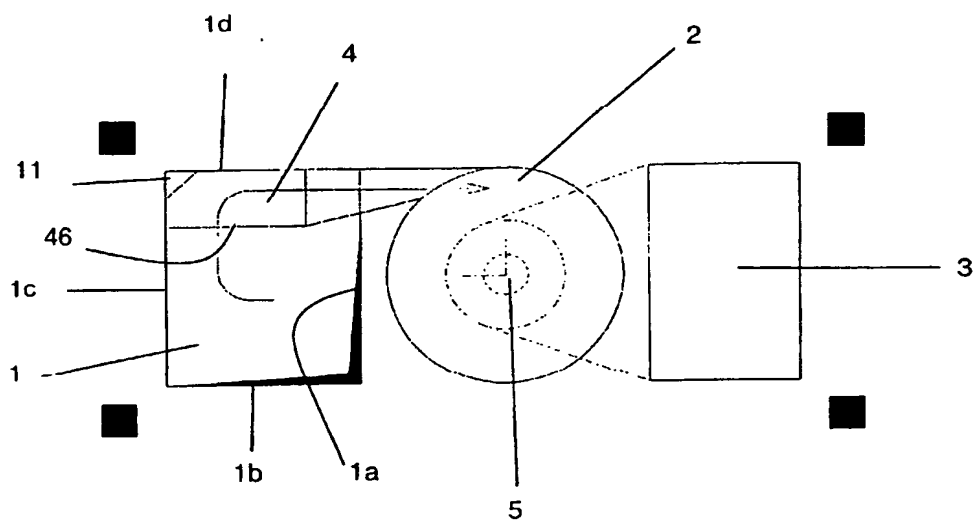
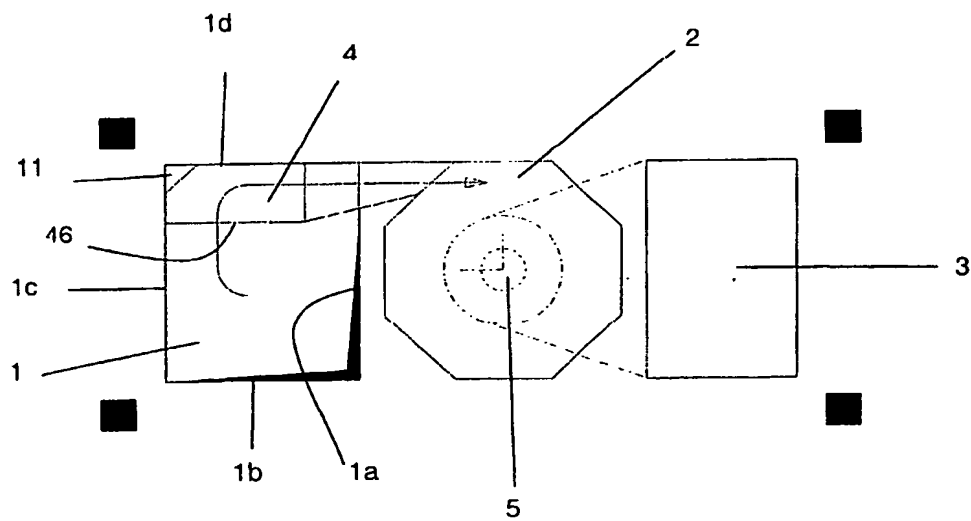


FIGURE 23**FIGURE 24**

21/26

FIGURE 26

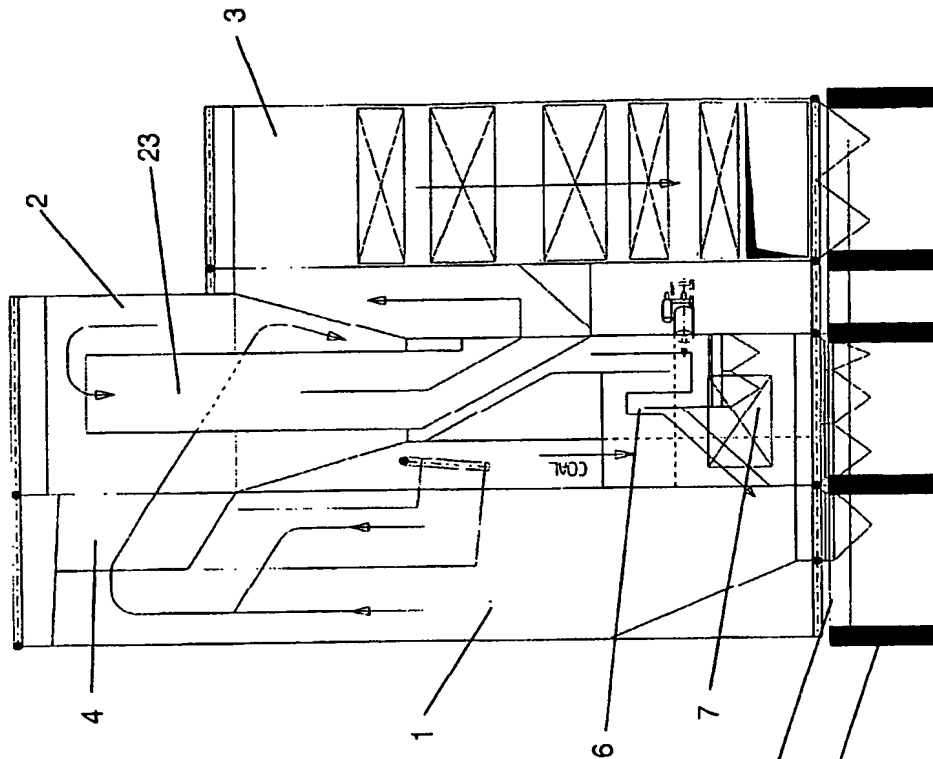
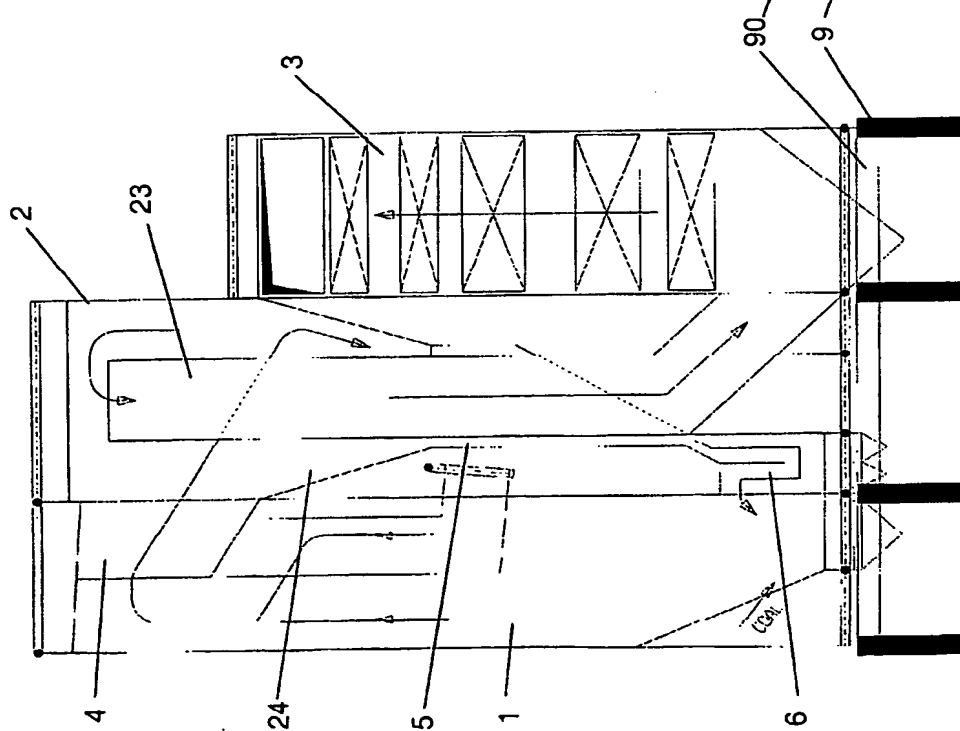
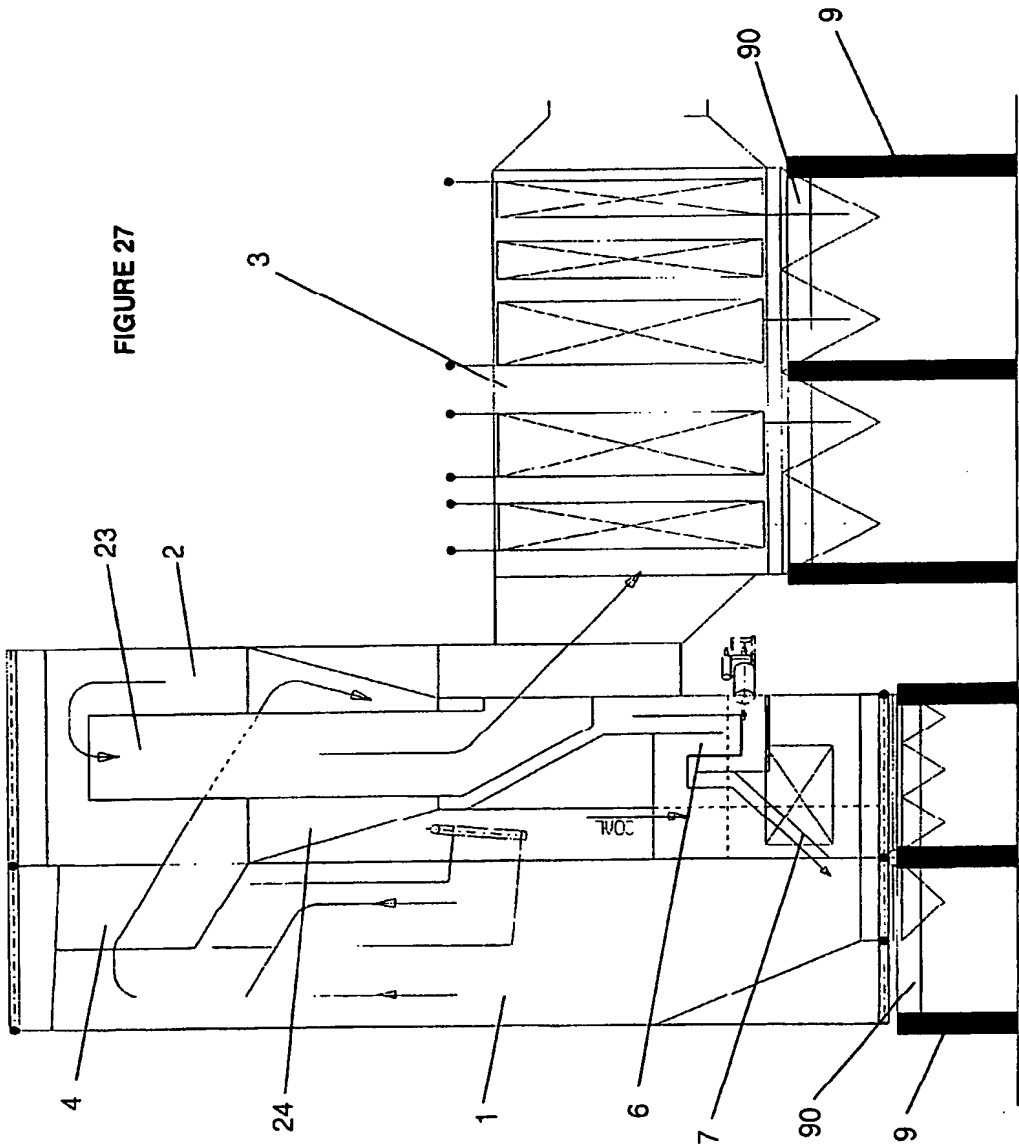
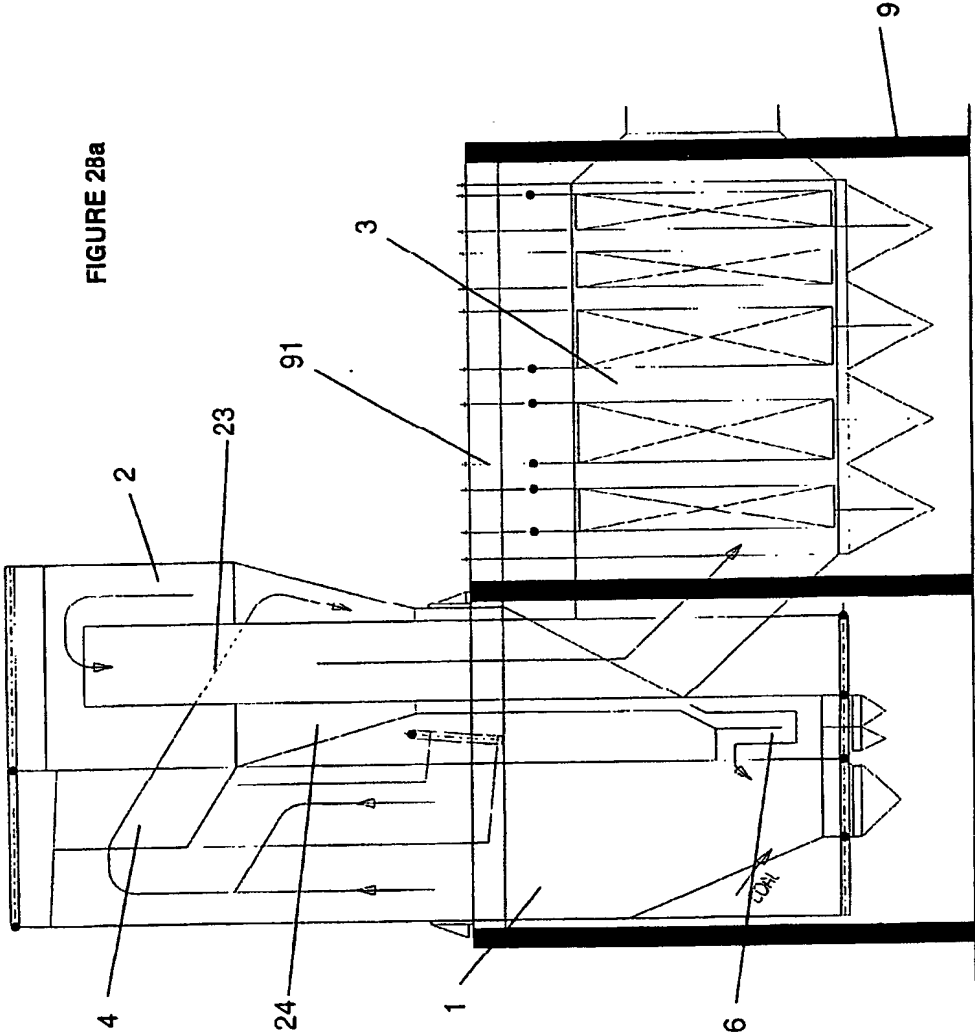


FIGURE 25







25/26

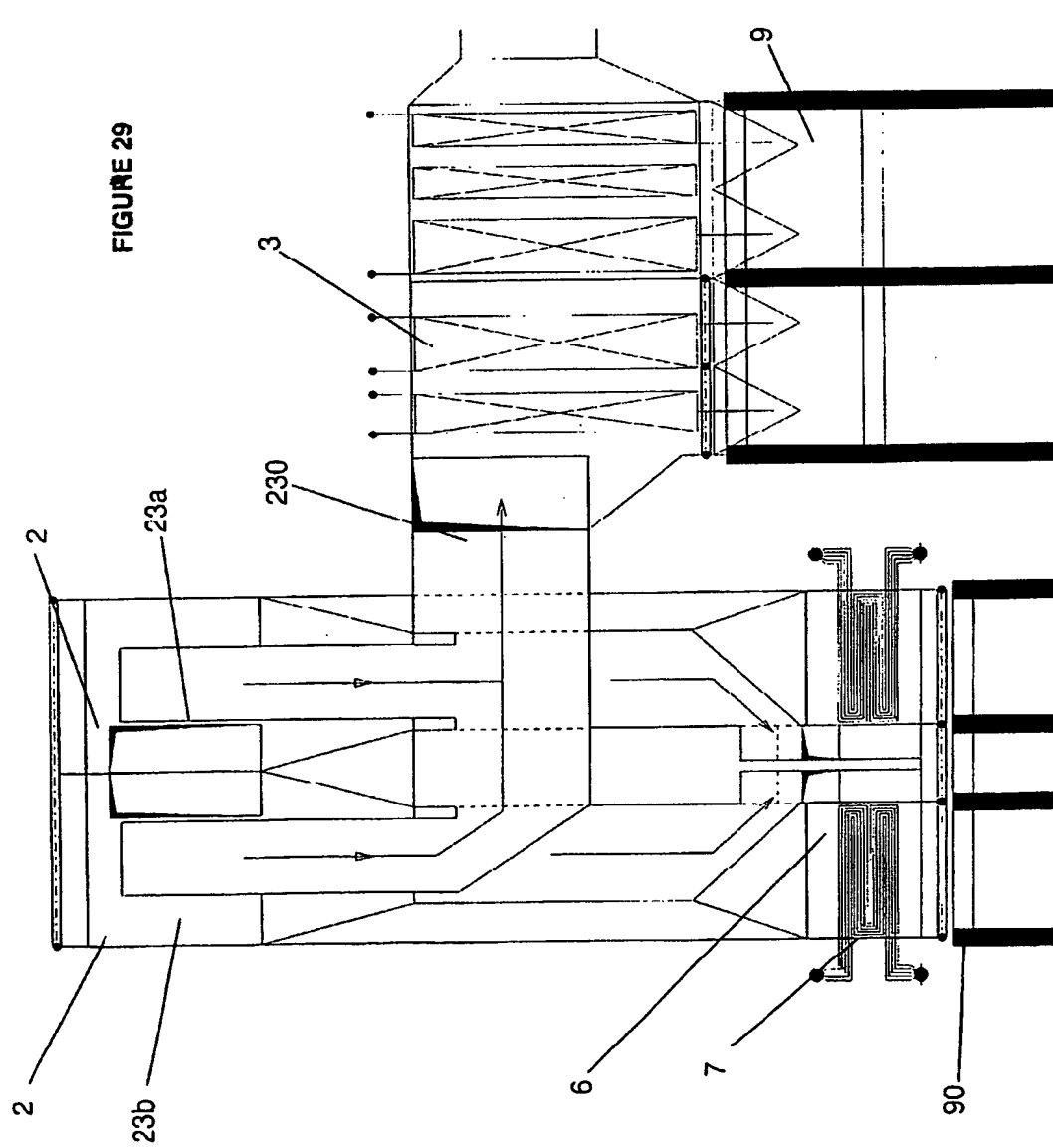


FIGURE 30

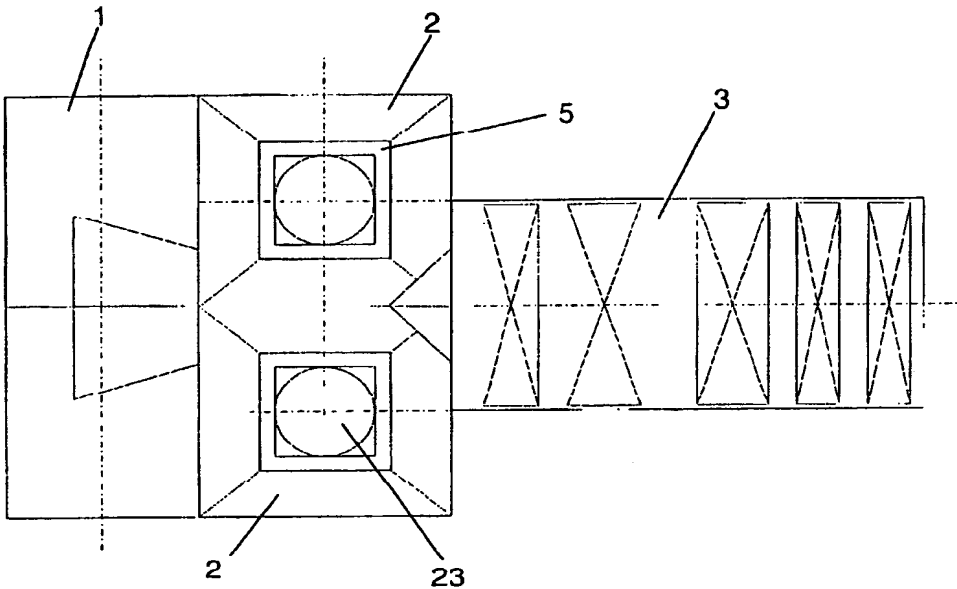
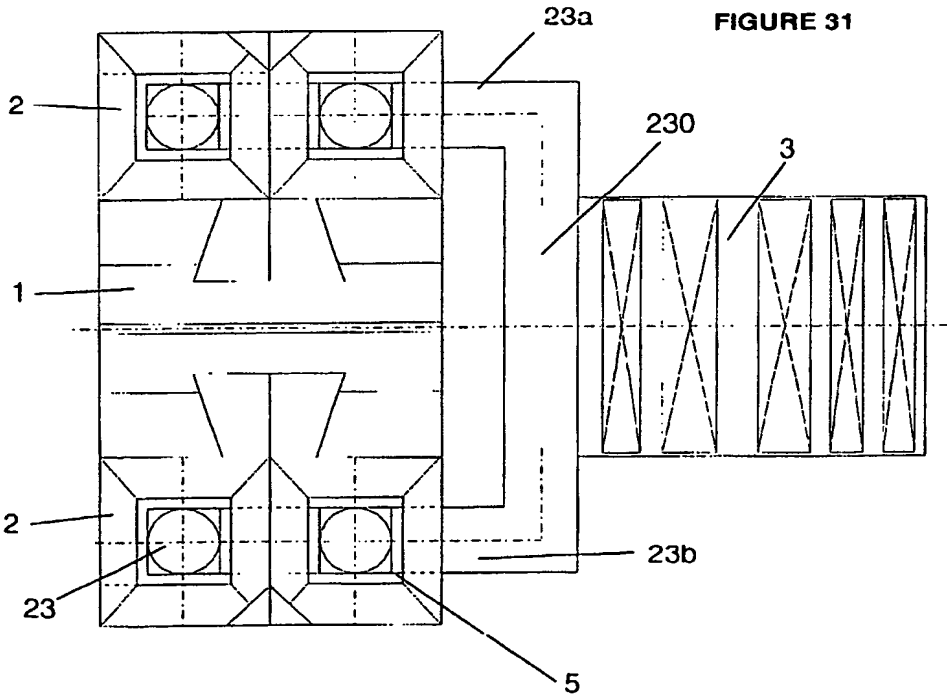


FIGURE 31



(12) DEMANDE INTERNATIONALE PUBLIÉE EN VERTU DU TRAITÉ DE COOPÉRATION
EN MATIÈRE DE BREVETS (PCT)

(19) Organisation Mondiale de la Propriété
Intellectuelle
Bureau international



(43) Date de la publication internationale
29 avril 2004 (29.04.2004)

PCT

(10) Numéro de publication internationale
WO 2004/036118 A3

(51) Classification internationale des brevets⁷ : F23C 10/10

(21) Numéro de la demande internationale :
PCT/FR2003/050081

(22) Date de dépôt international : 7 octobre 2003 (07.10.2003)

(25) Langue de dépôt : français

(26) Langue de publication : français

(30) Données relatives à la priorité :
02/12762 14 octobre 2002 (14.10.2002) FR

(71) Déposant (pour tous les États désignés sauf US) : AL-
STOM (SWITZERLAND) LTD [CH/CH]; Brown Boveri
Stre. 7/699/5, CH-5401 Baden (CH).

(72) Inventeur; et

(75) Inventeur/Déposant (pour US seulement) : BAGLIONE,
Daniel [FR/FR]; 26, Villa Remond, F-94250 Gentilly (FR).

(74) Mandataire : DE LAMBILLY, Marie-Pierre; 25, avenue
Kléber, Legal-IP, F-75116 Paris (FR).

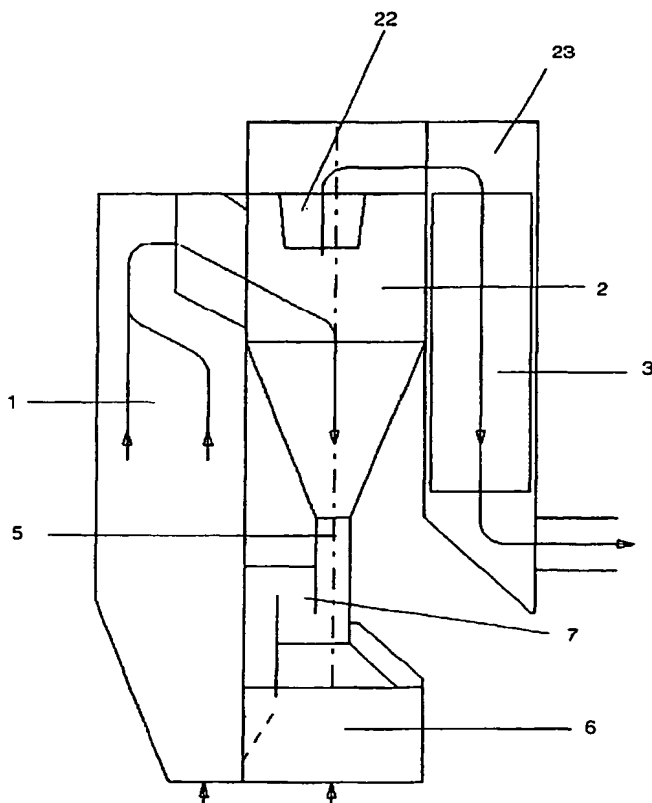
(81) États désignés (national) : AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ,
BA, BB, BG, BR, BY, BZ, CA, CH, CN, CO, CR, CU, CZ,
DE, DK, DM, DZ, EC, EE, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM,
HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK,
LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX,
MZ, NI, NO, NZ, OM, PH, PL, PT, RO, RU, SC, SD, SE,
SG, SK, SL, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ,
VC, VN, YU, ZA, ZM, ZW.

(84) États désignés (régional) : brevet ARIPO (GH, GM, KE,
LS, MW, MZ, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), brevet

[Suite sur la page suivante]

(54) Title: CIRCULATING FLUIDIZED BED REACTOR WITH SEPARATOR AND INTEGRATED ACCELERATION DUCT

(54) Titre : REACTEUR A LIT FLUIDISE CIRCULANT AVEC SEPARATEUR ET GAINÉ D'ACCELERATION INTEGREE



(57) Abstract: The invention concerns a circulating flu-
idized bed comprising a reaction chamber (1) connected
by an acceleration duct (4) to a centrifugal separator (2)
for separating hot gas particles derived from said cham-
ber (1). The invention is characterized in that the accel-
eration duct (4) is arranged partly in the upper part of the
chamber (1).

(57) Abrégé : Réacteur à lit fluidisé circulant compre-
nant une chambre de réaction (1) relié par une gaine d'ac-
célation (4) à un séparateur centrifuge (2) pour sépa-
rer des particules à partir de gaz chauds venant de ladite
chambre (1) caractérisé en ce que la gaine d'accélération
(4) est disposée en partie dans le haut de la chambre (1).

WO 2004/036118 A3

BEST AVAILABLE COPY



eurasien (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), brevet européen (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IT, LU, MC, NL, PT, RO, SE, SI, SK, TR), brevet OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

Publiée :

- avec rapport de recherche internationale
- avant l'expiration du délai prévu pour la modification des revendications, sera republiée si des modifications sont reçues

(88) Date de publication du rapport de recherche internationale:

24 juin 2004

En ce qui concerne les codes à deux lettres et autres abréviations, se référer aux "Notes explicatives relatives aux codes et abréviations" figurant au début de chaque numéro ordinaire de la Gazette du PCT.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Int'l Patent Application No

PCT/EP 03/50081

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER

IPC 7 F23C10/10

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)

IPC 7 F23C F23M F23J

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

EPO-Internal

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	EP 0 559 388 A (FOSTER WHEELER ENERGY CORP) 8 September 1993 (1993-09-08)	1,3,5,9, 16-18, 21,24 27,28
Y	column 3, line 14 - line 38 column 3, line 52 - column 5, line 32; claim 1; figures 2-4	
X	US 5 471 955 A (DIETZ DAVID H) 5 December 1995 (1995-12-05) the whole document	1,3
X	DE 196 04 565 A (ABB PATENT GMBH) 14 August 1997 (1997-08-14) column 3, line 48 - column 4, line 1; claims 1,2; figures 1-4	1,2
	-/--	

☒ Further documents are listed in the continuation of box C.

☒ Patent family members are listed in annex.

* Special categories of cited documents :

A document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance

E earlier document but published on or after the International filing date

L document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)

O document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means

P document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

T later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention

X document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone

Y document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art.

Z document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

4 May 2004

Date of mailing of the international search report

14/05/2004

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Coli, E

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

In International Application No
PCT/ 03/50081

C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	WO 88/05336 A (AHLSTROEM OY) 28 July 1988 (1988-07-28) the whole document	1, 2
Y	US 4 867 948 A (RUOTTU SEPPÖ) 19 September 1989 (1989-09-19) the whole document	27, 28
A	EP 0 730 910 A (FOSTER WHEELER ENERGIA OY) 11 September 1996 (1996-09-11) cited in the application the whole document	1-26
A	EP 0 481 438 A (FOSTER WHEELER ENERGIA OY) 22 April 1992 (1992-04-22) cited in the application the whole document	1-26
A,P	EP 1 308 213 A (ALSTOM SWITZERLAND LTD) 7 May 2003 (2003-05-07) cited in the application the whole document	1
A	EP 0 990 467 A (FOSTER WHEELER ENERGIA OY) 5 April 2000 (2000-04-05) figure 15	27, 28
A	US 3 925 045 A (CHENG PAUL J) 9 December 1975 (1975-12-09) the whole document	29, 30

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International Application No

PCT/JP 03/50081

Patent document cited in search report		Publication date	Patent family member(s)	Publication date
EP 0559388	A	08-09-1993	US 5203284 A	20-04-1993
			CA 2089829 A1	03-09-1993
			EP 0559388 A2	08-09-1993
			JP 2044144 C	09-04-1996
			JP 5340510 A	21-12-1993
			JP 7074681 B	09-08-1995
			KR 250379 B1	01-04-2000
US 5471955	A	05-12-1995	NONE	
DE 19604565	A	14-08-1997	DE 19604565 A1	14-08-1997
			WO 9729324 A1	14-08-1997
			EP 0817943 A1	14-01-1998
			ID 15924 A	21-08-1997
			JP 11504261 T	20-04-1999
			US 5878892 A	09-03-1999
WO 8805336	A	28-07-1988	WO 8805336 A1	28-07-1988
			AT 64316 T	15-06-1991
			DE 3770817 D1	18-07-1991
			EP 0302854 A1	15-02-1989
			KR 9101926 B1	30-03-1991
US 4867948	A	19-09-1989	FI 62468 B	30-09-1982
			AU 530686 B2	28-07-1983
			AU 8569882 A	31-03-1983
			BR 8204921 A	02-08-1983
			CA 1188487 A1	11-06-1985
			DE 3225509 A1	10-03-1983
			FR 2511612 A1	25-02-1983
			GB 2104408 A ,B	09-03-1983
			JP 1358604 C	13-01-1987
			JP 58040140 A	09-03-1983
			JP 61025412 B	16-06-1986
			SE 454243 B	18-04-1988
			SE 8204816 A	23-08-1982
			ZA 8205203 A	25-05-1983
EP 0730910	A	11-09-1996	FI 905070 A	16-04-1992
			FI 86964 B	31-07-1992
			EP 0685267 A1	06-12-1995
			EP 0730910 A2	11-09-1996
			EP 0990467 A1	05-04-2000
			AT 147286 T	15-01-1997
			AT 188142 T	15-01-2000
			AT 194509 T	15-07-2000
			CA 2053343 A1	16-04-1992
			CN 1307927 A ,B	15-08-2001
			CN 1060794 A ,B	06-05-1992
			CN 1113451 A ,B	20-12-1995
			DE 69124055 D1	20-02-1997
			DE 69124055 T2	28-05-1997
			DE 69131884 D1	03-02-2000
			DE 69131884 T2	15-06-2000
			DE 69132323 D1	17-08-2000
			DE 69132323 T2	25-01-2001
			DE 685267 T1	20-11-1997
			DE 730910 T1	25-09-1997

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

Int. Application No
PCT/TR 03/50081

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date
EP 0730910	A	DE 990467 T1	25-01-2001
		DK 481438 T3	30-06-1997
		DK 685267 T3	22-05-2000
		DK 730910 T3	23-10-2000
		EP 0481438 A2	22-04-1992
		FI 944581 A	30-09-1994
		JP 2013539 C	02-02-1996
		JP 5123610 A	21-05-1993
		JP 7041175 B	10-05-1995
		KR 9408087 B1	02-09-1994
		PL 292028 A1	21-09-1992
		PL 168836 B1	30-04-1996
		RU 2116827 C1	10-08-1998
		US 5281398 A	25-01-1994
EP 0481438	A	22-04-1992	FI 905070 A 16-04-1992
			FI 86964 B 31-07-1992
			AT 147286 T 15-01-1997
			AT 188142 T 15-01-2000
			AT 194509 T 15-07-2000
			CA 2053343 A1 16-04-1992
			CN 1307927 A ,B 15-08-2001
			CN 1060794 A ,B 06-05-1992
			CN 1113451 A ,B 20-12-1995
			DE 69124055 D1 20-02-1997
			DE 69124055 T2 28-05-1997
			DE 69131884 D1 03-02-2000
			DE 69131884 T2 15-06-2000
			DE 69132323 D1 17-08-2000
			DE 69132323 T2 25-01-2001
			DE 685267 T1 20-11-1997
			DE 730910 T1 25-09-1997
			DE 990467 T1 25-01-2001
			DK 481438 T3 30-06-1997
			DK 685267 T3 22-05-2000
			DK 730910 T3 23-10-2000
			EP 0481438 A2 22-04-1992
			EP 0685267 A1 06-12-1995
			EP 0730910 A2 11-09-1996
			EP 0990467 A1 05-04-2000
			FI 944581 A 30-09-1994
			JP 2013539 C 02-02-1996
			JP 5123610 A 21-05-1993
			JP 7041175 B 10-05-1995
			KR 9408087 B1 02-09-1994
			PL 292028 A1 21-09-1992
			PL 168836 B1 30-04-1996
			RU 2116827 C1 10-08-1998
			US 5281398 A 25-01-1994
EP 1308213	A	07-05-2003	EP 1308213 A1 07-05-2003
			CN 1482947 T 17-03-2004
			WO 03037524 A1 08-05-2003
			US 2004074814 A1 22-04-2004
EP 0990467	A	05-04-2000	FI 905070 A 16-04-1992
			FI 86964 B 31-07-1992
			EP 0990467 A1 05-04-2000

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

Int'l Patent Application No

PCT/JP 03/50081

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date	
EP 0990467	A	EP 0685267 A1	06-12-1995	
		EP 0730910 A2	11-09-1996	
		AT 147286 T	15-01-1997	
		AT 188142 T	15-01-2000	
		AT 194509 T	15-07-2000	
		CA 2053343 A1	16-04-1992	
		CN 1307927 A ,B	15-08-2001	
		CN 1060794 A ,B	06-05-1992	
		CN 1113451 A ,B	20-12-1995	
		DE 69124055 D1	20-02-1997	
		DE 69124055 T2	28-05-1997	
		DE 69131884 D1	03-02-2000	
		DE 69131884 T2	15-06-2000	
		DE 69132323 D1	17-08-2000	
		DE 69132323 T2	25-01-2001	
		DE 685267 T1	20-11-1997	
		DE 730910 T1	25-09-1997	
		DE 990467 T1	25-01-2001	
		DK 481438 T3	30-06-1997	
		DK 685267 T3	22-05-2000	
		DK 730910 T3	23-10-2000	
		EP 0481438 A2	22-04-1992	
		FI 944581 A	30-09-1994	
		JP 2013539 C	02-02-1996	
		JP 5123610 A	21-05-1993	
		JP 7041175 B	10-05-1995	
		KR 9408087 B1	02-09-1994	
		PL 292028 A1	21-09-1992	
		PL 168836 B1	30-04-1996	
		RU 2116827 C1	10-08-1998	
		US 5281398 A	25-01-1994	
US 3925045	A	09-12-1975	US 8313098 I5	28-01-1975

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Classification internationale No
PCT/ISA/210/03/50081

A. CLASSEMENT DE L'OBJET DE LA DEMANDE
CIB 7 F23C10/10

Selon la classification internationale des brevets (CIB) ou à la fois selon la classification nationale et la CIB

B. DOMAINES SUR LESQUELS LA RECHERCHE A PORTE

Documentation minimale consultée (système de classification suivi des symboles de classement)
CIB 7 F23C F23M F23J

Documentation consultée autre que la documentation minimale dans la mesure où ces documents relèvent des domaines sur lesquels a porté la recherche

Base de données électronique consultée au cours de la recherche internationale (nom de la base de données, et si réalisable, termes de recherche utilisés)
EPO-Internal

C. DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS

Catégorie *	Identification des documents cités, avec, le cas échéant, l'indication des passages pertinents	no. des revendications visées
X	EP 0 559 388 A (FOSTER WHEELER ENERGY CORP) 8 septembre 1993 (1993-09-08)	1, 3, 5, 9, 16-18, 21, 24 27, 28
Y	colonne 3, ligne 14 - ligne 38 colonne 3, ligne 52 - colonne 5, ligne 32; revendication 1; figures 2-4	
X	US 5 471 955 A (DIETZ DAVID H) 5 décembre 1995 (1995-12-05) le document en entier	1, 3
X	DE 196 04 565 A (ABB PATENT GMBH) 14 août 1997 (1997-08-14) colonne 3, ligne 48 - colonne 4, ligne 1; revendications 1, 2; figures 1-4	1, 2
	----- -/-	

☒ Voir la suite du cadre C pour la fin de la liste des documents

☒ Les documents de familles de brevets sont indiqués en annexe

* Catégories spéciales de documents cités:

- *A* document définissant l'état général de la technique, non considéré comme particulièrement pertinent
- *E* document antérieur, mais publié à la date de dépôt international ou après cette date
- *L* document pouvant jeter un doute sur une revendication de priorité ou cité pour déterminer la date de publication d'une autre citation ou pour une raison spéciale (telle qu'indiquée)
- *O* document se référant à une divulgation orale, à un usage, à une exposition ou tous autres moyens
- *P* document publié avant la date de dépôt international, mais postérieurement à la date de priorité revendiquée

T document ultérieur publié après la date de dépôt international ou la date de priorité et n'appartenant pas à l'état de la technique pertinent, mais cité pour comprendre le principe ou la théorie constituant la base de l'invention

X document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme nouvelle ou comme impliquant une activité inventive par rapport au document considéré isolément

Y document particulièrement pertinent; l'invention revendiquée ne peut être considérée comme impliquant une activité inventive lorsque le document est associé à un ou plusieurs autres documents de même nature, cette combinaison étant évidente pour une personne du métier

G document qui fait partie de la même famille de brevets

Date à laquelle la recherche internationale a été effectivement achevée

4 mai 2004

Date d'expédition du présent rapport de recherche internationale

14/05/2004

Nom et adresse postale de l'administration chargée de la recherche internationale
Office Européen des Brevets, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax: (+31-70) 340-3016

Fonctionnaire autorisé

Col1, E

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Déclaration internationale No
PCT/FR 03/50081

C.(suite) DOCUMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS		
Catégorie *	Identification des documents cités, avec, le cas échéant, l'indication des passages pertinents	no. des revendications visées
X	WO 88/05336 A (AHLSTROEM OY) 28 juillet 1988 (1988-07-28) le document en entier -----	1,2
Y	US 4 867 948 A (RUOTTU SEPPÖ) 19 septembre 1989 (1989-09-19) le document en entier -----	27,28
A	EP 0 730 910 A (FOSTER WHEELER ENERGIA OY) 11 septembre 1996 (1996-09-11) cité dans la demande le document en entier -----	1-26
A	EP 0 481 438 A (FOSTER WHEELER ENERGIA OY) 22 avril 1992 (1992-04-22) cité dans la demande le document en entier -----	1-26
A,P	EP 1 308 213 A (ALSTOM SWITZERLAND LTD) 7 mai 2003 (2003-05-07) cité dans la demande le document en entier -----	1
A	EP 0 990 467 A (FOSTER WHEELER ENERGIA OY) 5 avril 2000 (2000-04-05) figure 15 -----	27,28
A	US 3 925 045 A (CHENG PAUL J) 9 décembre 1975 (1975-12-09) le document en entier -----	29,30

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Renseignements relatifs aux familles de brevets

Donnée internationale No
PCT/FR 03/50081

Document brevet cité au rapport de recherche	Date de publication	Membre(s) de la famille de brevet(s)	Date de publication
EP 0559388 A	08-09-1993	US 5203284 A CA 2089829 A1 EP 0559388 A2 JP 2044144 C JP 5340510 A JP 7074681 B KR 250379 B1	20-04-1993 03-09-1993 08-09-1993 09-04-1996 21-12-1993 09-08-1995 01-04-2000
US 5471955 A	05-12-1995	AUCUN	
DE 19604565 A	14-08-1997	DE 19604565 A1 WO 9729324 A1 EP 0817943 A1 ID 15924 A JP 11504261 T US 5878892 A	14-08-1997 14-08-1997 14-01-1998 21-08-1997 20-04-1999 09-03-1999
WO 8805336 A	28-07-1988	WO 8805336 A1 AT 64316 T DE 3770817 D1 EP 0302854 A1 KR 9101926 B1	28-07-1988 15-06-1991 18-07-1991 15-02-1989 30-03-1991
US 4867948 A	19-09-1989	FI 62468 B AU 530686 B2 AU 8569882 A BR 8204921 A CA 1188487 A1 DE 3225509 A1 FR 2511612 A1 GB 2104408 A , B JP 1358604 C JP 58040140 A JP 61025412 B SE 454243 B SE 8204816 A ZA 8205203 A	30-09-1982 28-07-1983 31-03-1983 02-08-1983 11-06-1985 10-03-1983 25-02-1983 09-03-1983 13-01-1987 09-03-1983 16-06-1986 18-04-1988 23-08-1982 25-05-1983
EP 0730910 A	11-09-1996	FI 905070 A FI 86964 B EP 0685267 A1 EP 0730910 A2 EP 0990467 A1 AT 147286 T AT 188142 T AT 194509 T CA 2053343 A1 CN 1307927 A , B CN 1060794 A , B CN 1113451 A , B DE 69124055 D1 DE 69124055 T2 DE 69131884 D1 DE 69131884 T2 DE 69132323 D1 DE 69132323 T2 DE 685267 T1 DE 730910 T1	16-04-1992 31-07-1992 06-12-1995 11-09-1996 05-04-2000 15-01-1997 15-01-2000 15-07-2000 16-04-1992 15-08-2001 06-05-1992 20-12-1995 20-02-1997 28-05-1997 03-02-2000 15-06-2000 17-08-2000 25-01-2001 20-11-1997 25-09-1997

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Renseignements relatifs aux familles de brevets

Recherche internationale No
PCT/FR 03/50081

Document brevet cité au rapport de recherche		Date de publication	Membre(s) de la famille de brevet(s)	Date de publication
EP 0730910	A		DE 990467 T1	25-01-2001
			DK 481438 T3	30-06-1997
			DK 685267 T3	22-05-2000
			DK 730910 T3	23-10-2000
			EP 0481438 A2	22-04-1992
			FI 944581 A	30-09-1994
			JP 2013539 C	02-02-1996
			JP 5123610 A	21-05-1993
			JP 7041175 B	10-05-1995
			KR 9408087 B1	02-09-1994
			PL 292028 A1	21-09-1992
			PL 168836 B1	30-04-1996
			RU 2116827 C1	10-08-1998
			US 5281398 A	25-01-1994
EP 0481438	A	22-04-1992	FI 905070 A	16-04-1992
			FI 86964 B	31-07-1992
			AT 147286 T	15-01-1997
			AT 188142 T	15-01-2000
			AT 194509 T	15-07-2000
			CA 2053343 A1	16-04-1992
			CN 1307927 A , B	15-08-2001
			CN 1060794 A , B	06-05-1992
			CN 1113451 A , B	20-12-1995
			DE 69124055 D1	20-02-1997
			DE 69124055 T2	28-05-1997
			DE 69131884 D1	03-02-2000
			DE 69131884 T2	15-06-2000
			DE 69132323 D1	17-08-2000
			DE 69132323 T2	25-01-2001
			DE 685267 T1	20-11-1997
			DE 730910 T1	25-09-1997
			DE 990467 T1	25-01-2001
			DK 481438 T3	30-06-1997
			DK 685267 T3	22-05-2000
			DK 730910 T3	23-10-2000
			EP 0481438 A2	22-04-1992
			EP 0685267 A1	06-12-1995
			EP 0730910 A2	11-09-1996
			EP 0990467 A1	05-04-2000
			FI 944581 A	30-09-1994
			JP 2013539 C	02-02-1996
			JP 5123610 A	21-05-1993
			JP 7041175 B	10-05-1995
			KR 9408087 B1	02-09-1994
			PL 292028 A1	21-09-1992
			PL 168836 B1	30-04-1996
			RU 2116827 C1	10-08-1998
			US 5281398 A	25-01-1994
EP 1308213	A	07-05-2003	EP 1308213 A1	07-05-2003
			CN 1482947 T	17-03-2004
			WO 03037524 A1	08-05-2003
			US 2004074814 A1	22-04-2004
EP 0990467	A	05-04-2000	FI 905070 A	16-04-1992
			FI 86964 B	31-07-1992
			EP 0990467 A1	05-04-2000

RAPPORT DE RECHERCHE INTERNATIONALE

Renseignements relatifs aux membres de familles de brevets

Document internationale No
PCT/FR 03/50081

Document brevet cité au rapport de recherche	Date de publication	Membre(s) de la famille de brevet(s)	Date de publication	
EP 0990467	A	EP 0685267 A1	06-12-1995	
		EP 0730910 A2	11-09-1996	
		AT 147286 T	15-01-1997	
		AT 188142 T	15-01-2000	
		AT 194509 T	15-07-2000	
		CA 2053343 A1	16-04-1992	
		CN 1307927 A ,B	15-08-2001	
		CN 1060794 A ,B	06-05-1992	
		CN 1113451 A ,B	20-12-1995	
		DE 69124055 D1	20-02-1997	
		DE 69124055 T2	28-05-1997	
		DE 69131884 D1	03-02-2000	
		DE 69131884 T2	15-06-2000	
		DE 69132323 D1	17-08-2000	
		DE 69132323 T2	25-01-2001	
		DE 685267 T1	20-11-1997	
		DE 730910 T1	25-09-1997	
		DE 990467 T1	25-01-2001	
		DK 481438 T3	30-06-1997	
		DK 685267 T3	22-05-2000	
		DK 730910 T3	23-10-2000	
		EP 0481438 A2	22-04-1992	
		FI 944581 A	30-09-1994	
		JP 2013539 C	02-02-1996	
		JP 5123610 A	21-05-1993	
		JP 7041175 B	10-05-1995	
		KR 9408087 B1	02-09-1994	
		PL 292028 A1	21-09-1992	
		PL 168836 B1	30-04-1996	
		RU 2116827 C1	10-08-1998	
		US 5281398 A	25-01-1994	
US 3925045	A	09-12-1975	US B313098 I5	28-01-1975

**This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning
Operations and is not part of the Official Record**

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

- ☐ BLACK BORDERS
- ☐ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- ☐ FADED TEXT OR DRAWING
- ☒ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
- ☐ SKEWED/SLANTED IMAGES
- ☐ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
- ☐ GRAY SCALE DOCUMENTS
- ☒ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
- ☐ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
- ☐ OTHER: _____

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.